

XXXIII

B

20

NAPOLI

29

XIII. B. 20

BIBLIOTECA NAZ.

Vittorio Emanuele III

XXXIII

B

20

NAPOLI





TRATTATO ELEMENTARE  
D' IDRODINAMICA  
DEL SIG. ABATE BOSSUT

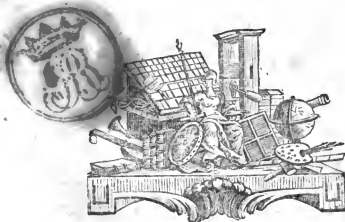
TRADOTTO DAL FRANCESE:

AGGIUNTEVI

• LE LEZIONI D' IDRODINAMICA  
DEL P. GREGORIO FONTANA

D. S. P.

*Pubblico Professore di Matematica Sublime,  
nella Regia Università di Pavia.*



IN PAVIA. MDCCLXXXV.

Nella Stamperia del R. I. Monistero di S. Salvatore  
Con permesso.

*del Cav. delle Scienze*



GIOVANNI GRATOGNINI

a chi legge

**S**e vuole riguardarsi l'Idrodinamica come una parte puramente di Fisica, e trattarsi in maniera, che sciolta dalle angustie del più stretto rigore matematico si appaghi di una certa probabilità più o meno grande secondo le circostanze, egli è certo, che di questa Scienza in tal modo trattata e diretta principalmente alla pratica de' Periti ed Ingegneri sono ormai innumerabili le Opere, le quali da un secolo in qua nella sola nostra Italia sono venute alla luce prima ancora delle amplissime Raccolte di Parma e Firenze, dove con uno scarso corredo della Geometria più elementare può chicchessia mettersi al possesso di tutte le cognizioni relative alla

\* 2

Scien-

*Scienza fisica delle acque. Ma se all' opposto vuolsi assegnare alla Dottrina de' Fluidi il posto, che le compete fra le Scienze rigorose ed esatte, considerandola come una parte essenziale delle Matematiche miste, ella diviene allora la Scienza più sublime e difficile, e nel tempo stesso la più bella e interessante, che vantar possano le Matematiche: e la più alta Geometria e l'Analisi più profonda bastano appena per internarsi ne' suoi deliziosissimi recessi, e per risolvere i Problemi affatto singolari e ammirabili, che ella offre a dovizia ai Geometri. E' però così scarso il numero delle Opere, nelle quali sia trattata questa Scienza sotto un tal punto di vista, e colla profondità conveniente al soggetto, che quattro sole in tutta l'Europa si contano le Opere classiche di questo genere, cioè l'Idraulica di Giovanni*

vanni Bernoulli, l' Idrodinamica di suo Figlio Daniele, il Trattato dell' Equilibrio e del Moto de' Fluidi di D' Alembert, e il Trattato d' Idrodinamica del Sig. Ab. Bossut.

Ho creduto pertanto non inutile di render comune all' Italia colla traduzione da me fatta l' elegante Compendio pubblicato due anni fa dal Sig. Bossut del suo Trattato ora accennato, aggiungendovi le Lezioni d' Idrodinamica del mio rispettabile Maestro il P. D. Gregorio Fontana Pubblico Professore di Matematica Sublime in questa Regia Università di Pavia. La lettura dell' Opera farà conoscere, che dove il celebre Geometra Francese si restringe secondo lo scopo prefissosi a dimostrare le cose più essenziali, il Professore Italiano s' immerge nelle più ardue ed arcane ricerche, ed affronta i più elevati Problemi;

di questa Facoltà, sempre con quella finezza e perspicacità, che non mai gli viene meno; e quindi non sarà meraviglia, che le sue Lezioni sieno riuscite per ben tre volte più eglese di quel Compendio.

Che se egli ha pure tutti i diritti alla comune riconoscenza per le tante cose belle e profonde, di cui ha saputo arricchire le sue Lezioni, vuole però nel tempo stesso, che sia noto al Pubblico, che in alcune di queste egli si è esattamente attenuto ai passi dell' illustre Geometra Tedesco Sig. Käsrten alla cui pregiata Idrodinamica allemanna egli si protesta debitore delle medesime:

Affinchè poi anche coloro, che professano l'Arte di regolare i Fiumi, aver possano di che rimanere in parte soddisfatti, egli si è avvisato di aggiugnere alle sue Lezioni

l'

*l'ingegnosa Memoria sul Movimento delle acque pei fiumi del celebre Matematico di Ferrara Sig. Bonati, pubblicata l'anno scorso nel secondo tomo degli Atti della Società Italiana; Memoria, che per le nuove importanti vedute, e pel ponderato esame di tutti i metodi soliti praticarsi nella misura delle acque correnti giustifica la riputazione, di cui gode da gran tempo il Sig. Bonati in Italia, di uno de' più esperti e giudiziosi regolatori de' Fiumi.*

*Finirò colle parole del grand' Eulero nella Prefazione de' suoi Supplementi al Libro Inglese di Robins sopra l' Artiglieria: „ Quanto  
 „ riesca incompleta e mancante quel-  
 „ la trattazione d' Idrostatica e I-  
 „ draulica, la quale unicamente si fon-  
 „ da sopra le parti più elementari  
 „ e comuni della Matematica, chi-  
 „,unque*

„ *unque potrà di leggieri convincer-*  
 „ *sene, il quale si provi soltanto a*  
 „ *formarsi una chiara e distinta idea*  
 „ *del caso il più facile ed il più*  
 „ *semplice : imperciocchè il moto*  
 „ *de' corpi fluidi è una delle ma-*  
 „ *terie più difficili e più complica-*  
 „ *te, che mai s' incontrino nella*  
 „ *Matematica e nella Fisica, e con*  
 „ *una volgare notizia della sola*  
 „ *Matematica più elementare non*  
 „ *è possibile di arrivare a nulla di*  
 „ *esatto in questa materia . . . . Ba-*  
 „ *sta dare un'occhiata alle Opere*  
 „ *de' due Sig. Bernoulli, Padre,*  
 „ *e Figlio, per conoscere immanti-*  
 „ *nente, che senza la più Sublime*  
 „ *Matematica niente può sperarsi di*  
 „ *preciso e determinato nell' Idrodin-*  
 „ *amica. » Così l' Eulero.*

# INDICE

DI TUTTE LE MATERIE CONTENUTE  
NELL' OPERA

## IDRODINAMICA

DEL SIG. ABATE BOSSUT

*Nozioni generali* pag. 1

### PARTE I.

#### ELEMENTI D' IDROSTATICA

<u>CAP. I. Principj generali dell' equilibrio de' fluidi</u>	7
<u>CAP. II. Della grossezza, che devono avere i tubi conduttori per resistere alla pressione de' fluidi stagnanti</u>	28
<u>CAP. III. Dell' equilibrio dell' Aria</u>	34
<u>Delle Trombe</u>	48
<u>Tromba aspirante</u>	ivi
<u>Tromba premente</u>	53
<u>Tromba aspirante, e premente</u>	56
<u>CAP. IV. Dell' equilibrio de' corpi solidi con i fluidi</u>	63
PAR.	

## PARTE II.

ELEMENTI D'IDRAULICA

CAP. I. <i>Principj generali del moto de'</i> <i>fluidi</i>	83
CAP. II. <i>Dell' efflusso dell' acqua, che</i> <i>esce da un vaso per un piccolo ori-</i> <i>fizio</i>	90
CAP. III. <i>Del moto dell' Aria</i>	113
CAP. IV. <i>Della percussione de' fluidi</i>	129

## LEZIONI

DEL P. FONTANAin forma di supplementiPARTE I.

SEZ. I. <i>Sopra la pressione de' fluidi</i>	149
<i>Delle formole generali delle Pressioni</i>	160
SEZ. II. <i>Dell' equilibrio de' fluidi e corpi</i> <i>immersi</i>	196

PAR.

## PARTE II.

SEZ. I. <i>Considerazioni generali sopra il moto dell' acqua ne' vasi, e tubi</i>	211
SEZ. II. <i>De' Vasi e Tubi, che vanno successivamente vuotandosi</i>	233
SEZ. III. <i>De' vasi, e tubi mantenuti co- stantemente pieni</i>	289
SEZ. IV. <i>Del Moto dell' acqua ne' vasi e tubi assai larghi</i>	314
SEZ. V. <i>Del moto dell' acqua ne' vasi e tubi di lunghezza indefinita, dai quali non sorte</i>	325
SEZ. VI. <i>Del moto dell' acqua prodotto dalla pressione dell' aria</i>	351
SEZ. VII. <i>Del moto dell' acqua ne' vasi e tubi sommersi</i>	379
SEZ. VIII. <i>Del Ristuffo dell' acqua ne' vasi sommersi</i>	446
SEZ. IX. <i>Delle Clepsidre o vasi, che per un picciol foro si vanno vuotando del liquido contenuto</i>	457
<i>Scolio Istórico</i>	400
SEZ. X. <i>Del tempo che mettono i vasi o le Clepsidre a vuotarsi del liquido contenuto</i>	485

## S A G G I O

DEL SIG. BONATI

<i>Di una nuova Teoria sul movimento delle acque pei Fiumi</i>	499
<i>Nuovo metodo per trovare colla spe- rienza la quantità dell'acqua corrente per un fiume</i>	526

## A P P E N D I C E

DEL P. FONTANA

<i>ART. I. Principj di Teoria dei Mulini a vento</i>	571
<i>ART. II. Delle figure di equilibrio, alle quali si riducono i fluidi, le cui particelle sono agitate da quali forze si vogliono</i>	596
<i>SCOL. GEN. Sopra la resistenza de' fluidi</i>	650

TRAT-



# TRATTATO ELEMENTARE D' IDRODINAMICA .

---

## NOZIONI GENERALI.

---

1. **L'** Idrodinamica è in generale una scienza, che ha per oggetto le leggi dell' equilibrio , e del moto de' fluidi . La parte di questa Scienza, che considera l' equilibrio de' fluidi, si chiama *Idrostatica* , e quella, che considera il loro moto , dicefi *Idraulica* .

2. Si chiama *fluido* un ammasso di molecole affatto sciolte , indipendenti le une dalle altre , e perfettamente mobili per ogni verso : tali sono l' acqua , il mercurio (\*), l' aria , la fiamma , ec.

A

In

---

(\*) Il mercurio è realmente una sostanza metallica ; ma essendo abitualmente nello stato di fluidità , lo riguardiamo , sotto un tal punto di vista , come un vero fluido .

In questa definizione si considerano i fluidi come dotati d'una perfetta fluidità; ma fisicamente parlando, non havvi fluido, le di cui parti non sieno aderenti le une alle altre con una certa forza, che non è la stessa in tutti, e che può variare in un medesimo fluido, pel caldo, pel freddo, o per altre cause fisiche. Di questa aderenza ne abbiamo continuamente sott'occhio le prove. Se gettasi dell'acqua sul pavimento, le molecole iparpagliandosi hanno della difficoltà a separarsi; quando lasciassi cadere un fluido goccia a goccia, si vede che le sue parti formano una specie di filetto più o meno sensibile; diversi globetti di mercurio, che vengono a toccarsi, s'uniscono insieme e sembrano formare un sol tutto; ec. Egli è verisimile che la qualità, di cui si tratta, sia prodotta dall'asprezza delle parti fluide, combinata coll'attrazione reciproca, ch'esse esercitano le une sopra le altre. Non è mio scopo d'internarmi in questa quistione, nè d'esaminare in che consista la natura della fluidità, nè qual possa essere la figura delle molecole fluide, nè se queste molecole abbiano per qualche causa segreta ciò, che chiamasi *moto interno*, indipendente da quelli, che la gravità, o altre forze cognite possono loro comunicare. Lascio ai Fisici tutte queste ricerche, sulle quali si può proporre poco più che delle congetture.

Alcuni autori distinguono il *liquido* dal  
*fluido*.

*fluido*, come la specie dal genere. Secondo questi un corpo è *fluido*, allorquando le sue parti non sono avvinte tra esse, che cedono facilmente al toccarle, e che quasi da se stesse si spianano. In questo senso l'arena sottile, la cenere, qualunque ammasso di minuti granellini, ec. sono *fluidi*. Ma aggiungono essi, affine che un corpo sia *liquido*, bisogna inoltre, che le sue parti sieno talmente mobili, e che pel proprio peso si equilibrino in modo, che se sono in sufficiente quantità, si spianino, e formino una superficie orizzontale. Io non ammetterò questa distinzione; e per secondar l'uso più generalmente adottato confonderò il liquido col fluido in modo, che avendo a significare un *liquido* lo chiamerò indistintamente *liquido* o *fluido*. Non si fa quistione in questo trattato che de' fluidi propriamente detti, e non già degl' imperfetti, come sono l'arena, la cenere, ec.

3. Tutti i fluidi conosciuti possono dividersi in fluidi incompressibili, ed in fluidi elastici.

Si chiamano *fluidi incompressibili* quelli, di cui non si può nè aumentare, nè diminuire il volume, applicandovi le forze ordinarie di pressione, o percussione. Tale è per esempio l'acqua. Di fatti secondo l'esperienza de' primi Accademici di Firenze, riperinta poi da tutti i Fisiici, se si racchiude dell'acqua in una palla scavata, d'oro, d'argento, di rame, di stagno, o di piombo; e poscia per condensare l'acqua,

o per diminuire lo spazio, ch'ella occupa, si comprime fortemente la palla per mezzo d'un torchio, o si batte anche a colpi di martello: si troverà, che l'acqua non può ridursi a minor volume, e che si fa strada in guisa di rugiada a traverso l'involto, che la contiene, anzichè diminuire in volume. Lo stesso succede del vino, del mercurio, ec. Ma si osserverà, che questo effetto impossibile per i mezzi indicati, o che almeno non potrebbe divenir sensibile se non impiegando forze molto più grandi, che non lo permettono nè la natura de' nostri agenti, nè quella delle materie, di cui si fa uso in queste esperienze, si osserverà, dico, che questo effetto s'ottiene assai facilmente, e con molta prestezza per l'azione del caldo o del freddo. Così, a massa eguale, l'acqua calda occupa un maggior volume che l'acqua fredda; il mercurio, che si tenterebbe invano di condensare o di dilatare per mezzo di pesi o di percosse, è estremamente sensibile alle impressioni del freddo e del caldo: si condensa per l'uno, e si dilata per l'altro, con una grande mobilità, come se ne può giudicare da' Termometri a mercurio.

Si vede perciò, che relativamente ai fluidi incompressibili, le forze ordinarie di compressione, o di percussione devonfi riguardare come nulle per rapporto alle forze d'espansione, o di contrazione, prodotte dall'azione del caldo o del freddo.

*Flui-*

*Fluidi elastici* sono quelli, che possono ridursi in un volume più, o men piccolo, secondo che sono più o meno compressi. Per esempio, un pallone d'aria, che si comprime colle mani, diminuisce di volume, poi si distende allorchè la compressione cessa o diminuisce. Sopra di che si dee osservare, che pel medesimo effetto è ancor più potente l'azione del caldo e del freddo, che non sia la compressione: così l'aria, che si riscalda, dilatasi, o tende a dilattarsi prontissimamente, e s' essa è rinchiusa, acquista una forza elastica maggiore: il medesimo fluido poi si condensa per l'azione del freddo.

Non v'è bisogno d'avvertire, che queste due classi di fluidi non devono riguardarsi come geometricamente separate l'una dall'altra. Fluidi perfettamente incompressibili, o perfettamente elastici non esistono; nella natura tutto va per gradazione; ma qualche volta siamo obbligati ad esaminare nelle nostre ricerche i casi estremi, affine di meglio distinguere gli effetti relativi alle differenti qualità, che possono trovarsi in un corpo, ed assegnare a ciascuna di queste qualità le funzioni sue proprie, e non quelle d'un'altra.

4. Un fluido qualunque, che ha la medesima densità in tutta la sua estensione, o che è composto di parti tutte della medesima natura, si chiama *fluido omogeneo*. Tale per esempio è una parte d'acqua: egli è vero che le parti

## 6 IDRODINAMICA, NOZIONI GENER.

del fondo sono più premute, che quelle della superficie, ma questo eccesso di pressione non diminuisce punto il volume, nè punto aumenta la densità; e l'acqua è composta altronde, in tutta la sua estensione, di parti eguali e simili. L'aria è pure un fluido omogeneo, sebbene ne' luoghi bassi abbia (a ragione d'una maggior carica prodotta dal suo proprio peso) una maggiore densità, che ne' luoghi elevati; poichè essa è composta di parti uguali, e simili in tutta l'estensione dell'atmosfera. Ciò non pertanto osserveremo, che per esprimere specialmente queste forti di fluidi, la di cui densità varia, senza che le loro parti cangino di natura, si dovrebbero chiamare *fluidi omogenei di densità variabile*.

Un fluido, che fosse composto di più fluidi differenti, come per esempio, d'uno strato di mercurio, d'uno di acqua, d'uno di olio ec. si chiamerebbe *fluido eterogeneo*.

Quando diremo semplicemente fluido, intenderemo sempre un fluido omogeneo; e si sottintenderà pure, che la sua densità sia costante a meno che formalmente non si enunci, o indichi il contrario.

PAR-



PARTE PRIMA.  
ELEMENTI D'IDROSTATICA.

---

CAPO PRIMO.

*Principj generali dell' equilibrio  
de' Fluidi .*

5. Qualunque sieno il numero, la quantità, e la direzione delle forze, che agiscono sopra un corpo solido, o sopra un sistema di corpi solidi, si possono sempre rappresentare le condizioni dell' equilibrio, o del moto con formole analitiche più o meno semplici, secondo che più o meno lo sono le condizioni del problema; e se in un gran numero di casi queste formole si trovano troppo complicate, per essere suscettibili d'applicazioni soddisfacenti, ed usuali, si deve imputare quest' inconveniente all' imperfezione dell' analisi, e non alla meccanica, che ha dato tutto ciò, che si poteva da essa richiedere. La quistione non è nei medesimi termini per i fluidi; poichè noi non conosciamo nè il numero, nè la massa, nè la figura, nè il volume degli atomi, che compongono un fluido, e per conseguenza ci troviamo assoluta-

A 4

men-



mente incapaci di sottomettere direttamente al calcolo l'azione, e la reazione, che le molecole d'un fluido esercitano le une sopra le altre in virtù di forze, che le incalzano. Altronde poi, quand' anche si potessero formare le equazioni del Problema, la pratica non ne trarrebbe alcuna utilità, a motivo della loro complicazione necessaria, ed assolutamente insuperabile dall' analisi. Bisogna dunque stabilire le leggi dell' equilibrio, e del moto de' fluidi, dietro qualche proprietà primordiale, comune a tutti i fluidi, e provata dall' esperienza. Ora, tra le proprietà de' fluidi, quella, che sembra la più semplice, e che deriva più intimamente dalla loro natura, si è che una massa fluida non potrebbe stare in equilibrio, se qualunque particella non provasse per ogni verso un' eguale pressione. Prenderemo noi dunque questo principio per base dell' Idrostatica.

## TEOREMA I. •

6. *Quando una massa fluida è in equilibrio: da qualunque forza le sue parti possono essere animate, ciascuna molecola, o porzione infinitamente piccola della massa è egualmente premuta per ogni verso. E reciprocamente, se ciascuna molecola è ugualmente premuta per ogni verso, tutto il sistema sarà in equilibrio.*

Poichè 1.<sup>o</sup> siccome tutte le particelle d'un fluido sono indipendenti le une dalle altre, e  
per-



perfettamente mobili per ogni verso, egli è visibile, che se una molecola qualunque fosse meno premuta da una parte, che da un'altra, essa necessariamente si moverebbe verso la parte, dove la pressione fosse minore; e non vi farebbe più equilibrio nel sistema; ciò che è contro l'ipotesi.

Questa legge è dimostrata dall'esperienza; poichè se alla medesima profondità d'un fluido contenuto in un vaso si fa nelle pareti di questo un'apertura, e ad essa si applica uno stantuffo per impedirne l'evacuazione, questo stantuffo sarà respinto dal fluido con la stessa forza o sia l'apertura orizzontale, o comunque inclinata all'orizzonte. Tutto ciò è egualmente vero, sì per i fluidi incompressibili, che per i fluidi elastici. Sopra di che si osserverà, che può accadere fisicamente, che, per l'aderenza reciproca delle particelle, sussista l'equilibrio, quand'anche una molecola fosse un po' meno premuta da una parte, che da un'altra; ma questa inegualità di pressione non può essere, che estremamente piccola; e la proposizione enunciata è rigorosamente vera per i fluidi nello stato di fluidità perfetta, quale qui la consideriamo.

2.<sup>o</sup> Egli è egualmente evidente, che se ciascuna molecola del fluido è del pari premuta per ogni verso, essa rimarrà in quiete; d'onde ne risulterà di mano in mano da una mole-

lecola all' altra la quiete , o l' equilibrio in tutta l' estensione della massa.

7. Si vede da questa proprietà la differenza, che si dee porre tra l' equilibrio de' solidi, e quello de' fluidi. Ne' corpi solidi la connessione delle parti fa, che una forza, applicata a un punto qualunque, spinga parallelamente tutta la massa, e per conseguenza vi farà equilibrio, se a questa forza se ne oppone direttamente un' altra, che le sia uguale: ne' fluidi, se ciascuna goccia presa separatamente non è del pari premuta per ogni verso, essa si stenderà verso le parti dove le pressioni saranno men forti. Supponiamo, per esempio, che ad una goccia fluida sieno applicate due forze eguali, direttamente opposte, e due altre forze, pure tra se uguali, direttamente opposte, e perpendicolari alle due prime; che le due prime sieno rappresentate ciascuna dall' 1, e le due altre ciascuna dal 2: la goccia non starà in equilibrio; ella s' allungherà verso la forza 1, e s' appianerà dalla parte della forza 2; inoltre le sue parti scapperanno pei vuoti, compresi tra le forze 1 e 2. Ora se la goccia fosse un corpo solido, essa starebbe evidentemente in equilibrio. Così, riguardandola come fluida, ella forma un ammasso di particelle, il di cui numero, e figura sono tali, che la goccia non può stare in equilibrio, se in ciascun punto, e per ogni verso non è ugualmente premuta.

8.

## TEOREMA II.

8. Se in un luogo qualunque  $M$  (Fig. 1.) Fig. 1.  
 d'un vaso  $ABCD$ , chiuso da tutte le parti, e pieno di liquido, si fa un' apertura, alla quale si applichi uno stantuffo, cacciato con una forza  $P$ , l'azione di questa forza si trasmetterà per ogni parte a traverso la massa fluida; e ciascun punto d'una goccia qualunque  $fgkh$  soffrirà la medesima pressione, che ciascun punto immediatamente contiguo alla testa dello stantuffo.

Questa è ancora una conseguenza della perfetta mobilità delle particelle fluide, la quale fa, che l'azione della forza  $P$  si trasmetta successivamente, e senza alterazione in tutta l'estensione del fluido.

## COROLLARIO I.

9. Ne segue di quì, che, se si fa in  $N$  una seconda apertura, alla quale sia applicato uno stantuffo, cacciato con una forza  $Q$ , vi sarà equilibrio, ossia nè l'uno, nè l'altro stantuffo potrà internarsi, purchè le forze  $P$  e  $Q$  sieno tra esse come le aperture  $M$  ed  $N$ , cioè purchè si abbia  $P : Q :: M : N$ . Poichè la pressione di ciascun punto di  $M$  si trasmette a ciascun punto di  $N$ , e reciprocamente la pressione di ciascun punto di  $N$  si trasmette a ciascun punto di  $M$ ; dunque, perchè vi sia equilibrio, bisogna, che queste pressioni elementari sieno

sieno eguali. Ora la somma delle pressioni di  $M$ , ossia la forza  $P$  è proporzionale ad  $M$ , e la somma delle pressioni di  $N$ , ossia la forza  $Q$  è proporzionale ad  $N$ ; dunque, poichè queste due forze  $P$  e  $Q$  sono composte di forze elementari eguali, si ha  $P : Q :: M : N$ .

## COROLLARIO II.

10. Si vede similmente, che in virtù della forza  $P$ , o  $Q$ , la faccia qualunque  $fg$  della goccia  $fgkh$  offre una pressione, che si esprime con  $P \times \frac{fg}{M}$ , o con  $Q \times \frac{fg}{N}$ : poichè la pressione di ciascun punto di  $M$ , o di  $N$  si trasmette a ciascun punto di  $fg$ ; e ciascun punto di  $fg$  riagisce parimente, con la medesima forza, contro ciascun punto di  $M$ , o di  $N$ ; dunque, chiamando  $p$  la pressione totale contro  $fg$ , si avrà  $P : p :: M : fg$ , e  $Q : p :: N : fg$ ; dunque  $p = P \times \frac{fg}{M}$ , o  $p = Q \times \frac{fg}{N}$ .

11. Ne' tre articoli precedenti consideriamo semplicemente gli sforzi, che provengono dalle forze esteriormente applicate agli stantuffi; insegneremo ora a misurare gli sforzi, che provengono dalla gravità stessa del fluido.

## TEOREMA III.

12. *La superficie d' un liquido, abbandonato all' azione libera della sua gravità, ed in equilibrio*  
in

in *u.* **ABCD**, ( Fig. 2. ) che lo contiene, Fig. 2.  
 è perpendicolare in ciascuno de' suoi punti alla direzione della gravità stessa.

Sia *A D* la superficie libera del fluido: una particella qualunque *m* è premuta dalla gravità secondo la direzione *mn*; rappresentiamo questa forza con *mn*, e decomponiamola in due altre *mp*, *mq* prese nella direzione dei due elementi della curva *A m D*, contigui al punto *m*. Ora, affine che la particella *m* rimanga in quiete, è d'uopo, ch' essa sia egualmente spinta per ogni verso (6); dunque le due forze *mp*, *mq* sono uguali tra se, ed alla forza *mn*; dunque la forza *mn* divide in due parti uguali l'angolo *p m q*; dunque essa non inclina più sull'elemento *mp*, che sull'elemento *mq*, o, ciò che è lo stesso, essa è perpendicolare in *m* alla curva *A m D*. E siccome la medesima perpendicolarità della gravità ha egualmente luogo in tutti gli altri punti della curva *A m D*, dobbiamo concludere, che reciprocamente la superficie *A m D* del fluido è perpendicolare in ciascuno de' suoi punti alla direzione della gravità.

## COROLLARIO.

13. Dunque, se le direzioni delle gravità di tutte le molecole del fluido vanno a concorrere in un medesimo punto, la curva *A m D* sarà un arco di cerchio, ossia la superficie del fluido sarà parte d'una superficie sferica, il di cui

cui centro è il punto verso il quale tendono tutte le molecole.

Allorchè le dimensioni della superficie d'un fluido sono picciolissime per rapporto al raggio della terra, questa superficie può riguardarsi come un piano, poichè allora il centro della terra, dove le direzioni delle gravità delle molecole del fluido vanno a concorrere, può riguardarsi come situato a una distanza infinita. Tale è la superficie d'un volume d'acqua della vasca d'un giardino, ec.

#### TEOREMA IV.

Fig. 3. 14. *Se un sifone KMNO (Fig. 3.), di figura qualunque contiene ne' suoi bracci, comunque uguali o disuguali, dell'acqua, o qualsivoglia altro fluido, le superficie AB, DE di questo fluido ne' due bracci del sifone saranno a livello, cioè a un medesimo piano orizzontale.*

Fig. 4. Figuriamoci, nella vasca FGHL (Fig. 4.), un sifone KMNO perfettamente uguale al proposto, ed immaginiamci poscia, che l'acqua della vasca, a riserva della parte ABMNED corrispondente al sifone fittizio, s'indurisca, senza però cangiare nè di luogo, nè di volume; egli è chiaro, che la porzione dell'acqua, rimasta liquida, sarà nel medesimo stato di compressione, e di ristagnamento, in cui era prima che il rimanente della massa s'indurisse, e che per conseguenza le due superficie AB, DE saranno.

a livello. Ora tutto è lo stesso ne' due sifoni delle figure 3 e 4: dunque le superficie *AB*, *DE* essendo a livello nel tubo della figura 4, lo sono anche in quello della figura 3.

## COROLLARIO.

15. Il meccanismo de' sifoni si applica ad una infinità di fenomeni della natura. Così p. e. se si scava un pozzo nella vicinanza d'uno stagno, d'un mare, d'un fiume, ec., l'acqua ascenderà in questo pozzo, e si metterà a livello coll'acqua circonvicina, poichè il pozzo, ed il serbatojo vicino possono riguardarsi come i due bracci verticali d'un tubo, i quali comunichino insieme per mezzo delle fessure, e crepature, che si trovano nell'interno della terra. Così l'acqua, che si conduce da un punto ad un altro per mezzo d'un lungo canale, come p. e. l'acqua destinata a formare una fontana pubblica, si metterebbe a livello ne' due estremi dell'acquidotto, se il punto d'arrivo fosse egualmente elevato che quello, da cui l'acqua parte; ma quando il punto d'arrivo sia più basso, che quello da dove parte l'acqua, allora questa decorre liberamente, e forma la fontana desiderata.

16. L'arte di livellare per mezzo dello stromento chiamato *livello d'acqua* è fondata sulla proposizione precedente. Non è mio oggetto d'insegnare quì la scienza di livellare, che

che si può imparare in altre opere, ed in particolare nel *Traité de M. l'Abbé Picard*; ma credo dovere spiegare brevemente un metodo comodissimo di tenere lo stato d'una livellazione, e di risparmiare la fatica di fare una moltitudine di profili.

Fig. 5.

Sieno (Fig. 5) *A, B, C, D, E* un numero qualunque d'oggetti, di cui si vuole determinare la posizione rispettiva, per rapporto ad un medesimo piano orizzontale. Consideriamo questi oggetti come se fossero collocati al fondo d'un mare, di cui *MN* fosse il livello; egli è chiaro, che la posizione dei punti proposti sarà conosciuta per rapporto al piano orizzontale *MN*, se si arriva a conoscere le linee verticali *Aa, Bb, Cc, Dd, Ee*. Figuriamoci, che il piano *MN* sia elevato sopra il punto *A*, da cui s' incomincia, d'una quantità data, ed arbitraria, p. e. di 100 piedi: scrivete 100 al punto *A* sopra una carta, o uno scartafaccio, che serva a rappresentare, almeno grossolanamente, il terreno. Lo strumento da livellare essendo collocato in *A*, l'Osservatore in *B*, la prima battuta vi farà conoscere di quanto il punto *A* sia più elevato, che il punto *B*: supponiamo, che questa elevazione sia di 3 piedi; scriverete sulla carta 103 al punto *B*, ciò che indica, che, essendo la verticale *Aa* di 100 piedi, la verticale *Bb* è di piedi 103. Traportate lo strumento da *A* in *B*, e ri-

riguardate il punto *B* come il punto d' incominciamento; la battuta da *B* in *C* vi farà conoscere di quanto il punto *B* sia più elevato che il punto *C*; sia questa elevazione di 4 piedi e 6 pollici; scriverete sulla carta al punto *C* 107 piedi 6 pollici per il valore di *Cc*. Continuando sempre ad operare nella stessa maniera, arriverete a determinare successivamente i lati degli altri punti; suppongo che i lati trovati sieno tali, quali la figura 5.<sup>a</sup> li rappresenta. Volete ora sapere di quanto il punto *A* è più elevato del punto *C*? Levate il lato di *A* da quello di *C*, cioè 100 piedi da 107 piedi 6 pollici, il resto 7 piedi 6 pollici è l'altezza dimandata. Volete sapere di quanto il punto *A* è più elevato del punto *E*? Levate 100 piedi da 104, il resto 4 piedi è l'altezza dimandata, ec.

Occorre di dovere non solamente livellare un terreno, cioè determinare la posizione degli oggetti per rapporto ad un piano orizzontale, ma misurare ancora le distanze degli oggetti, e gli angoli, che queste distanze formano tra esse, per avere la rappresentazione completa del terreno.

## SCOLIO.

17. Si deve notare, che la proposizione dell' articolo 14.<sup>o</sup> soffre una restrizione nello stato naturale, e fisico de' fluidi. Affinchè il liquido si metta realmente a livello, ne' due

B

brac-

bracci del sifone, bisogna, ch'essi abbiano l'uno e l'altro una certa grossezza, senza che nulladimeno sia perciò necessario, che essi abbiano la medesima capacità, nè la medesima figura. Ma quando l'uno dei bracci è assai sottile, sicchè p. e. il suo diametro non ecceda 2 linee in circa, mentre quello dell'altro è considerabilmente più grande, allora il liquido non si mette più a livello ne' due bracci. La maggior parte dei liquidi, come il vino, l'acqua, l'olio, lo spirito di vino, ec., ascendono più alto nel piccolo braccio (che si chiama capillare dalla voce latina *capillus*, capello), che nell'altro: al contrario il mercurio sta più basso nel braccio capillare, che nel braccio grande. Questi fenomeni hanno una causa particolare, la di cui ricerca appartiene alla fisica. Io quì fo astrazione da questa causa, e considero i fluidi come semplicemente sottoposti all'azione della gravità, che li caccia verso il centro della terra; d'onde ne segue, che allora devono sempre mettersi a livello ne' due bracci del sifone, qualunque sia il rapporto dei diametri di questi bracci.

## TEOREMA V.

Fig. 6. 18. *Essendo in quiete un liquido contenuto in un vaso ABCD (Fig. 6.), e sottoposto alla sola azione della gravità; una particella qualunque vi è egualmente premuta per ogni verso con una for-*

*forza uguale al peso della piccola colonna om che le corrisponde verticalmente.*

In fatti, 1.<sup>o</sup> la particella  $m$  è egualmente premuta per ogni verso, altrimenti non sarebbe in equilibrio (6).

2.<sup>o</sup> La pressione, ch'ella soffre è eguale al peso assoluto della piccola colonna  $om$ ; imperciocchè, se si concepisce, che la massa intiera del fluido, eccetto la colonna  $om$  venga ad indurirsi, senza cangiar nè di luogo, nè di volume, la particella  $m$  resterà sempre nel medesimo stato di pressione come prima. Ora, quando il solo filetto  $om$  è fluido, essendo indurito il restante della massa, ella porta evidentemente il peso intiero di questo filetto  $om$ . Dunque la misura della pressione, ch'ella soffre in tutti i versi, è il peso assoluto della medesima colonna  $om$ .

#### COROLLARIO I.

19. Immaginiamoci una curva qualunque  $FmQ$  (Fig. 7.), che tocchi la particella  $m$  Fig. 7. dalla parte della parete  $AB$ , e supponiamo, che la porzione del liquido  $AFmQB$  s' indurisca senza poter cambiare nè di luogo, nè di volume: la particella  $m$  è sempre compressa per ogni verso nella medesima maniera, che se la massa intiera fosse rimasta fluida. Si può anche concepire, senza turbare l'equilibrio, che la porzione qualunque  $DHSC$  di liquido sia

$B_2$

anch'

Fig. 8. anch' essa indurita. Dunque se si ha un vaso qualunque  $FQSH$  (Fig. 8.), un punto qualunque  $m$  delle sue pareti è premuto dal fluido con una forza uguale al peso assoluto del piccolo filetto verticale  $om$ , che andrebbe a terminare alla superficie del fluido, prolungata se fa bisogno; poichè si può riguardare il liquido del vaso  $FQSH$  (Fig. 8.) come la porzione  $FQSH$  di liquido del vaso rappresentato (Fig. 7.), essendo supposte indurite le due porzioni  $AFmQB$ ,  $DHSC$ .

## COROLLARIO II.

20. Sia  $my$  una parte qualunque infinitamente piccola delle pareti del vaso  $FQSH$  (Fig. 8.): la pressione perpendicolare, che questa parte soffre, è in ragione composta del numero delle molecole, che coprono la piccola superficie  $my$ , e dell' altezza verticale  $om$ , che può riguardarsi come la stessa per tutti i punti dell' elemento  $my$ . Così chiamando  $p$  la gravità specifica del liquido, la pressione, di cui si tratta, sarà espressa da  $p \times om \times my$ , giacchè il peso assoluto è il prodotto della gravità specifica per il volume.

## TEOREMA VI.

Fig. 9. 21. Essendo in quiete un liquido contenuto in un vaso  $ABCD$  (Fig. 9.), e sottoposto alla sola azione della gravità: la somma delle pressioni perpendicolari, che sof-

soffrono tutti gli elementi d'una parte qualunque finita  $fnr$  del fondo o delle pareti del vaso, è uguale al peso assoluto d'una colonna, che avrebbe per base la superficie  $fnr$ , ( convertita in una superficie piana, se fa bisogno ) e per altezza la distanza verticale  $GO$  del centro di gravità  $G$  della medesima superficie  $fnt$  dalla superficie  $AD$  del fluido.

Dividete la superficie  $fnr$  in una infinità d'elementi  $fg, gx, xy$ , ec. e conducete le verticali  $ft, gu, xz$ , ec. alla superficie del fluido. Chiamando  $p$  la gravità specifica del fluido, le pressioni perpendicolari, che soffrono gli elementi  $fg, gx, xy$ , ec. vengono rappresentate rispettivamente dai prodotti  $p \times fg \times ft, p \times gx \times gu, p \times xy \times xz$ , ec. (20). Ora se si considerano questi prodotti come i momenti di tanti piccoli pesi, per rapporto al piano di livello del liquido, si avrà ( come è noto dalla Statica )  
 $p \times fg \times ft + p \times gx \times gu + p \times xy \times xz + \text{ec.}$   
 $\equiv p \times ( fg + gx + xy + \text{ec.} ) \times GO$   
 $\equiv p \times fnr \times GO$ ; il che si riduce all'enonciazione del Teorema.

## COROLLARIO I.

22. Dunque se il fondo  $BC$  (Fig. 10, 11, 12) d'un vaso, di figura qualunque, è orizzontale, la pressione, che esso soffre, è espressa da  $p \times BC \times GO$ , denotando  $p$  la gravità specifica del fluido, e  $GO$  la verticale condotta dal centro di gravità  $G$  del fondo  $BC$  alla

alla superficie del fluido, prolungata le fa bisogno.

Quindi si vede, che se i fondi de' tre vasi rappresentati dalle Figure 10, 11, 12, sono uguali, e che lo stesso liquido sia alla medesima altezza sopra il fondo ne' tre vasi stessi, si vede, dico, che i fondi soffriranno pressioni uguali. Egli è di fatti evidente, che se si conducano (Fig. 11, 12.) le verticali  $Bm$ ,  $Cn$ , e in seguito si supponga (Fig. 11.), che, le due porzioni di liquido  $ABm$ ,  $DCn$  s'induriscano conservando sempre il medesimo luogo, ed il medesimo volume, e che (Fig. 12.) essendo supposti riempiti di liquido gli spazi  $ABm$ ,  $DnC$ , si distruggano le pareti  $AB$ ,  $DC$ , tutto rimane lo stesso di prima, e i tre fondi debbono essere egualmente premuti.

#### COROLLARIO II.

23. Può dunque succedere, che la pressione del fondo d' un vaso, ed il peso totale del liquido contenuto nel vaso istesso sieno cose differentissime. Nel vaso cilindrico della Fig. 10.<sup>a</sup> la pressione del fondo è uguale al peso di tutto il liquido; ma ne' vasi delle Fig. 11. e 12. la prima forza è minore, o maggiore della seconda.

Quando si ha un vaso pieno d' acqua da sollevare verticalmente, o da sostenere sopra un piano inclinato, bisogna avere riguardo, nel  
cal.

calcolo della potenza, al peso assoluto dell'acqua, e del vaso, e non alla pressione contro il fondo, e contro le pareti; poichè allora si può considerare, in ciascun istante, il sistema come se formasse una sola, e medesima massa solida.

## COROLLARIO III.

24. Sia  $DC$  (Fig. 13.) l'altezza d'una superficie rettangolare verticale, come p. e. della porta d'una chiusa esposta alla pressione della massa delle acque stagnanti  $DABC$ , di cui l'estensione orizzontale  $DA$  può essere grande, o piccola come si vorrà, essendo ciò assolutamente indifferente riguardo all'effetto della pressione. Chiamiamo  $a$  il suo lato orizzontale, onde la superficie sarà  $DC \times a$ . Sia  $G$  il mezzo, o il centro di gravità di questa superficie. Ciò posto, 1.° la pressione perpendicolare, che sopporta la detta superficie è  $p \times a \times DC \times GD$ , ossia  $p \times a \times \frac{(DC)^2}{2}$ , essendo  $p$  la gravità specifica dell'acqua. Così, per fare un'applicazione particolare, se si suppone  $a = 3$  piedi,  $DC = 12$  piedi, e conseguentemente  $a \times \frac{(DC)^2}{2} = 216$  piedi cubici, e si osservi, che il piede cubico d'acqua dolce pesa 70 libbre, ciò che dà  $p = 70$  libbre, prendendo il piede cubico per l'unità di misura del volume si troverà

B 4 verà

verà, che la pressione  $p \times a \times \frac{(DC)^2}{2} = 15120$  libbre.

2 Per trovare il centro  $P$  di pressione, cioè il punto, per cui passa la risultante di tutte le pressioni contro tutti i punti del piano  $DC \times a$ , divido questo piano in una infinità d'elementi  $Rr \times a$ , ed osservo, che il momento della pressione totale  $p \times a \times \frac{(DC)^2}{2}$  dovendo essere uguale (per i principj di Statica) alla somma dei momenti delle pressioni elementari contro tutte le areole  $Rr \times a$ , si ha l'equazione  $p \times a \times \frac{(DC)^2}{2} \times PD = \int p \times a \times Rr \times DR \times DR$ , ossia  $\frac{(DC)^2}{2} \times PD = \int Rr \times (RD)^2$ . Ora la somma delle quantità  $Rr \times (RD)^2$ , presa in tutta l'altezza  $DC$  compone evidentemente una piramide, la di cui base  $= (DC)^2$ , e l'altezza  $= DC$ . Dunque  $\frac{(DC)^2 \times PD}{2} = \frac{(DC)^3}{3}$ ; e per conseguenza  $PD = \frac{2}{3} DC$ . Il centro di pressione è dunque collocato ai due terzi dell'altezza  $DC$  contando dalla superficie del fluido, e supponendo, come è evidente, che questa  $DC$  divida perpendicolarmente per metà il lato orizzontale  $a$ . Questo punto è quello del maggiore sforzo delle acque, e conseguentemente, il luogo dove bisognerebbe applicare perpendi-

co.

colarmente la forza destinata a sostenere la spinta delle acque, essendo altronde la superficie  $DCXa$  supposta perfettamente libera, e priva d'ogni altro appoggio.

## COROLLARIO IV.

25. Si è veduto (9), che le due potenze  $P$ , e  $Q$  (Fig. 1.) applicate ai due stantuffi comprimenti un fluido contenuto in un vaso chiuso da tutte le parti, eccetto che in  $M$  ed  $N$ , devono stare tra se come le aperture  $M$  ed  $N$ , affine di scambievolmente equilibrarsi; ciò che dà  $Q = P \times \frac{N}{M}$ . Supponiamo ora, che la potenza applicata in  $N$  abbia non solamente a contrabbilanciare la potenza  $P$ , ma ancora la pressione, che risulta contro  $N$  in virtù del peso del fluido: allora quest' ultima pressione essendo  $p \times N \times ND$ , dove  $p$  esprime la gravità specifica del fluido, egli è chiaro, che la potenza applicata in  $N$  dovrà avere per valore  $P \times \frac{N}{M} + p \times N \times ND$ .

## TEOREMA VII.

26. Due fluidi di differente specie  $AFIG$ ;  $EDMK$  (Fig. 14.), le di cui basi  $AF$ ,  $ED$  sono a livello, e le di cui pressioni esercitandosi sopra

Fig. 1.

Fig. 14.

sopra

sopra il fluido qualunque interposto  $ABCD$  si equilibrano scambievolmente, hanno le altezze  $AH$ ,  $EK$  reciprocamente proporzionali alle loro specifiche gravità.

Di fatti, le pressioni de' due fluidi  $AFIG$ ,  $EDMK$  sopra le loro basi devono riguardarsi come pesi, che, premendo la superficie del fluido  $ABCD$ , si equilibrano; e per conseguenza (9) queste pressioni sono tra se come le basi  $AF$ ,  $ED$ . Ora chiamando  $p$  la gravità specifica del fluido  $AFIG$ ,  $H$  la sua altezza  $AH$ ,  $\pi$  la gravità specifica del fluido  $EDMK$ ,  $h$  la sua altezza  $EK$ , le pressioni, di cui si tratta, sono rispettivamente (22)  $p \times H \times AF$ ,  $\pi \times h \times ED$ . Così si ha la proporzione  $p \times H \times AF : \pi \times h \times ED :: AF : ED$ ; da cui si trae  $p \times H = \pi \times h$ , ed  $H : h :: \pi : p$ .

Per esempio, se il fluido  $AFIG$  è acqua, ed il fluido  $EDMK$  mercurio, si avrà,  $p : \pi :: 1 : 14$ , e per conseguenza  $H : h :: 14 : 1$ . D'onde ne segue, che per equilibrare una colonna d'acqua di 32 piedi di altezza bisogna impiegare una colonna di mercurio, che abbia un'altezza di 28 pollici circa.

#### COROLLARIO I.

27. Dunque se un fluido, la di cui specifica gravità è  $\pi$ , preme, sotto un'altezza  $h$ , una superficie, o un altro fluido, si potrà sostituire a questa pressione la pressione d'un fluido, la di cui specifica gravità sia  $p$ , dando a quest'ulti-

ultimo fluido l'altezza espressa da  $\frac{\pi \times h}{p}$ .

## COROLLARIO II.

28. Di quì ne segue il modo di determinare la pressione sopra la base  $MN$  (Fig. 15) d'un vaso che contenesse più strati di differenti fluidi  $MNKD$ ,  $DKGC$ ,  $CGFB$ ,  $BFEA$ : poichè sieno  $ML$ ,  $LP$ ,  $PQ$ ,  $QA$  le altezze ossia le grossezze verticali di questi strati;  $p$ ,  $p'$ ,  $p''$ ,  $p'''$  le loro specifiche gravità: la pressione del fondo  $MN$  sarà la stessa, che se, in vece degli strati superiori  $DKGC$ ,  $CGFB$ ,  $BFEA$ , si sostituissero altri strati simili allo strato inferiore  $MNKD$ , e le di cui altezze fossero rispettivamente  $\frac{p' \times LP}{p}$ ,  $\frac{p'' \times PQ}{p}$ ,  $\frac{p''' \times QH}{p}$ ; dunque

(22) la pressione di  $MN = p \times MN \times \left( ML + \frac{p' \times LP}{p} + \frac{p'' \times PQ}{p} + \frac{p''' \times QH}{p} \right) = MN \times (p \times ML + p' \times LP + p'' \times PQ + p''' \times QH)$ . Cioè, per avere la pressione del fondo  $MN$ , bisogna moltiplicare questo fondo per la somma de' prodotti delle altezze, e delle gravità specifiche degli strati fluidi, che sono contenuti nel vaso.



## CAPO II.

*Della grossezza, che devono avere i tubi conduttori per resistere alla pressione dei fluidi stagnati.*

29. **S**i chiamano *tubi conduttori* i tubi che conducono l'acqua da un serbatojo ad un luogo più basso, per formarvi un getto d'acqua, una fontana, ec.

## TEOREMA

Fig. 16.  
e 17.

30. *Se si hanno (Fig. 16 e 17.) due cilindri flessibili ABCD, abcd, diritti o inclinati, pieni di liquido di differente specie: le tensioni delle due circonferenze BMNC, bmnc delle basi, secondo le direzioni delle tangenti in ciascuno de' loro punti, saranno tra se in ragione composta de' loro raggi BH, bh, delle gravità specifiche de' liquidi, e delle altezze verticali dei cilindri.*

Suppongo, che le basi *BMNC, bmnc* sieno orizzontali, o che almeno tutti i loro punti possano in ciascun cilindro essere risguardati come egualmente distanti dalle superficie superiori dei fluidi; ciò che ha luogo nella pratica, poichè non si cercano le grossezze de' tubi, se non per quelli, le di cui altezze sono considerabili in confronto de' loro diametri.

Sieno

Sieno  $AB, ab$  le altezze verticali de' nostri due cilindri;  $p$  e  $\pi$  le gravità specifiche de' due liquidi;  $F$  ed  $f$  le tensioni delle due circonferenze  $BMNC, bmnc$ . Egli è chiaro, che le somme delle pressioni esercitate dai fluidi  $ABCD, abcd$ , dal di dentro al di fuori, secondo le direzioni dei raggi, sopra tutti i punti delle due circonferenze  $BMNC, bmnc$ , sono espresse dai prodotti  $p \times BMNC \times AB$ , e  $\pi \times bmnc \times ab$ . Ora (per i principj di Statica), si hanno le due proporzioni.

$$p \times BMNC \times AB : F :: BMNC : BH,$$

$$\pi \times bmnc \times ab : f :: bmnc : bh.$$

Ma le circonferenze  $BMNC, bmnc$  sono tra se come i loro raggi  $BH, bh$ , cioè  $BMNC : BH :: bmnc : bh$ . Dunque si avrà  $p \times BMNC \times AB : F :: \pi \times bmnc \times ab : f$ , ossia  $F : f :: p \times BMNC \times AB : \pi \times bmnc \times ab$ ; ovvero (sostituendo alla ragione di  $BMNC$  a  $bmnc$  quella di  $BH$  a  $bh$ ),  $F : f :: p \times BH \times AB : \pi \times bh \times ab$ .

#### PROBLEMA.

31. Determinare il rapporto delle grossezze; che devono avere due cilindri composti d' anelli flessibili per resistere agli sforzi di due fluidi, che tendono a romperli.

Tagliamo i due cilindri dell' articolo precedente secondo le loro basi  $BMNC, bmnc$ , e fieno (Fig. 18 e 19.) le due corone, o anelli  $BSERKM, bserkm$  le sezioni risultanti. Imma-  
gi.

Fig. 18.  
e 19.

giniamoci, che questi anelli sieno composti d'una infinità di filetti rappresentati dalle circonferenze  $XYZ$ ,  $xyz$ : le resistenze, che essi oppongono alla loro rottura, sono evidentemente in ragione composta dei numeri de' filetti, ossia delle grossezze  $BS$ ,  $bs$ , e delle tenacità delle materie, che formano i tubi. Dunque chiamando  $R$  ed  $r$  le due resistenze, di cui si tratta;  $E$  ed  $e$  le grossezze  $BS$  e  $bs$ ;  $T$  e  $t$  le tenacità delle materie, di cui i tubi sono fatti: si avrà  $R:r::ET:et$

Ora, affinchè vi sia equilibrio, bisogna, che le forze  $R$  ed  $r$  sieno uguali rispettivamente alle forze  $F$  ed  $f$ , di cui si è parlato nell'articolo precedente. Dunque, chiamando  $H$  ed  $h$  le altezze dei liquidi ne' due cilindri;  $D$  e  $d$  i diametri delle basi dei cilindri medesimi, si avrà  $ET:et::\frac{pHD}{2}:\frac{\pi hd}{2}$ . Dunque  $E:e::\frac{pHD}{T}:\frac{\pi hd}{t}$ , cioè le grossezze dei due anelli proposti sono come i prodotti delle gravità specifiche dei liquidi, delle altezze dei liquidi stessi, e dei diametri de' tubi, divisi per le tenacità delle materie, di cui i tubi sono composti.

#### COROLLARIO I.

32. Allorchè i liquidi sono della medesima specie, come pure le materie, di cui i tubi sono fatti, si ha  $p=\pi$ ,  $T=t$ , e la proporzione precedente diviene  $E:e::HD:hd$ .

co.

## COROLLARIO II.

33. Se si ha  $p = w$ ,  $T = t$ ,  $D = d$ , si avrà  $E : e :: H : h$ . Dal che si vede, che tutto il resto essendo uguale, la grossezza d'un anello deve essere tanto maggiore, quanto lo è l'altezza del fluido collocatovi sopra.

Perciò sarebbe una spesa superflua, ed affatto inutile il fare della medesima grossezza tutti i canali, che devono formare un acquidotto destinato a sostenere l'acqua ad una altezza considerabile; poichè se le parti inferiori hanno una grossezza sufficiente, come esse in fatti la debbono avere, le parti superiori sono senza dubbio troppo grosse. Questo sbaglio si commette in una infinità di occasioni: esso si commise specialmente negli antichi canali della macchina di *Marly*. Sarebbe pertanto opportuno d'avere de' canali del medesimo diametro interiore, e di tre, o quattro grossezze differenti da collocare i più grossi al basso, e successivamente gli altri a ragione delle differenti altezze dell'acqua.

## S C O L I O.

34. Per poter applicare la teoria precedente alla pratica, bisogna conoscere per mezzo d'una esperienza immediata la grossezza, che un certo canale deve avere per resistere alla pressione d'un dato fluido; ed inoltre bi-  
so.

sogna conoscere la tenacità delle materie, di cui i canali possono essere composti. Gli autori, che hanno fatte esperienze di questo genere, danno alcuna volta de' risultati molto differenti gli uni dagli altri. Determinerò le grossezze de' canali di piombo, e di rame, secondo l'esperienza già fatta a *Versailles*, e secondo una proposizione di M. MARIOTTE riferite l'una e l'altra nella raccolta intitolata: *Divers ouvrages de Mathematiques & de Physique par MM. de l'Academie Royale des Sciences* (Paris 1693).

L'esperienza è, che un canale di piombo di 16 pollici di diametro, e di linee  $6\frac{1}{2}$  di grossezza ha sostenuto 50 piedi di carico d'acqua (pag. 516.).

La proposizione di M. MARIOTTE si è, che un canale di rame di 6 pollici di diametro, sotto 30 piedi di carico d'acqua, deve avere  $\frac{1}{2}$  linea di grossezza (pag. 513.).

Può accadere, che le grossezze, di cui si tratta, sieno maggiori, che non farebbe bisogno per il semplice stato d'equilibrio: imperciocchè non si è detto, nella esperienza citata, che si sia diminuita la grossezza del piombo fino a tanto, che il canale venisse a crepare, nè nella proposizione di M. de MARIOTTE, che si sia sottoposto il rame alla medesima prova. Ma si opera molto saggiamente nella pratica portando le misure al di là dei limiti dell'equilibrio.

Applicando alle due ipotesi precedenti la pro-

proporzione generale dell' articolo 31,  $E : e ::$   
 $\frac{PHD}{T} : \frac{whd}{t}$ , ella diverrà  $6\frac{1}{2} : \frac{1}{2} :: \frac{50 \times 16}{T} : \frac{30 \times 6}{t}$ ;

dal che risulta  $\frac{T}{t} = \frac{40}{117}$ . Questo rapporto della tenacità del piombo a quella del rame è molto differente da quello, che si troverebbe paragonando insieme i pesi, che due fili, l' un di piombo, l' altro di rame, potrebbero sostenere senza romperfi. Nulladimeno nelle applicazioni, che noi faremo delle nostre formole, adotteremo l' esperienza di *Versailles*, e la proposizione di M. MARIOTTE, per essere elleno immediatamente fondate sopra elementi simili a quelli delle quistioni, che noi abbiamo a risolvere.

Esempio I. Si propone di determinare la grossezza, che deve avere un canale di piombo di 6 pollici di diametro, e che deve sostenere lo sforzo d' una colonna d' acqua di 100 piedi d' altezza?

Chiamando  $x$  la grossezza cercata, si avrà  $50 \times 16 : 100 \times 6 :: \text{linee } 6\frac{1}{2} : x = \text{linee } 4\frac{7}{8}$ .

Esempio II. Si domanda la grossezza, che deve avere un canale di rame di 4 pollici di diametro, per sostenere lo sforzo d' una colonna di mercurio di 30 piedi di altezza.

La gravità specifica dell' acqua è a quella del mercurio, come 1 a 14; così impiegando la proposizione di M. de MARIOTTE, e chiamando  $x$  la grossezza cercata, si avrà  $30 \times 6 \times 1 : 30 \times 4 \times 14 :: \frac{1}{2} : x = \text{linee } 4\frac{2}{3}$ .



## C A P O    I I I .

*Dell' equilibrio dell' Aria .*

35. **L'**aria , come fluida , ha tutte le proprietà , che a questo genere di corpi appartengono: molte altre ve ne sono a lei particolari , e che l'esperienza ci ha fatto conoscere .

## T E O R E M A    I .

36. *L'aria è un fluido pesante :*

Di fatti la gravità è una forza universale, sparsa nella natura , e non vi ha corpo , che non le sia sottoposto . Nulladimeno gli antichi , lungi dal sospettare che l'aria fosse un fluido pesante , la riguardavano come un corpo *leggiere* , cioè come un corpo di sua natura tendente a sollevarsi .

GALILEO fu il primo , che abbia conosciuto la gravità dell'aria ; TORRICELLI suo discepolo l'ha dimostrata nel 1643 con una esperienza , che i nostri Barometri ordinarj ci mettono continuamente sott'occhio .

Ognuno sa , che il Barometro è un tubo di vetro , chiuso ermeticamente in alto , aperto al basso , nel quale v'è una colonna di mercurio sospesa a certa altezza al di sopra del mercurio contenuto in un pozzetto , dove l'estremità inferiore del tubo è immersa . La causa ,  
che

che sostiene il mercurio del tubo al di sopra del mercurio del pozzetto, è la pressione dell'aria esteriore sopra la superficie nel pozzetto medesimo, pressione, che sopra la colonna di mercurio non ha luogo; poichè essendo chiusa l'estremità superiore del tubo, l'aria non vi può entrare. In fatti se si apre questa estremità, la colonna del mercurio cade subito, e si sponde nel pozzetto.

## SCOLIO I.

37. L'altezza del mercurio nel tubo del Barometro è differente, cioè più o meno grande secondo che i luoghi sono meno o più elevati per rapporto ad un medesimo livello, come per esempio quello del mare. La prima esperienza di questo genere fu quella, che PASCAL fece eseguire sulla montagna di *Puy de Domme* vicino a *Clermont* nell' *Alvergne*. Dal piede alla cima di questo monte, che è elevato di 500 tese incirca al di sopra di *Clermont*, il mercurio s'abbassò nel tubo di tre pollici, una linea e mezzo.

## SCOLIO II.

38. In un medesimo luogo, l'altezza del mercurio nel tubo non è costante: ella varia a ragione de' cangiamenti, che accadono nel peso dell'atmosfera per la pioggia, per il vento, ec. La spiegazione di questi fenomeni non appartiene al nostro soggetto.

## COROLLARIO I.

39. L'aria essendo in tal guisa pesante, e  
C 2 la

la sua pressione sopra ciascun punto della superficie della terra essendo equivalente al peso d'un filetto di mercurio, di cui suppongo, che si conosca l'altezza media, egli è facile di trovare il peso di tutta la massa dell'aria, che circonda il globo terrestre. Imperciocchè, sieno  $R$  il raggio del globo terrestre,  $r$  l'altezza data del filetto di mercurio, di cui si è parlato,  $\Pi$  il rapporto della circonferenza al diametro,  $\pi$  la gravità specifica del mercurio. Si cercheranno le solidità delle due sfere, di cui l'una ha per raggio  $R + r$ , l'altra  $R$ ; e si sottrarrà la seconda dalla prima, ciò che darà  $\frac{4\Pi(R+r)^3}{3}$

—  $\frac{4\Pi R^3}{3}$  ossia  $4\Pi\left(R^2r + r^2R + \frac{r^3}{3}\right)$  per residuo. Si moltiplicherà questo residuo per  $\pi$ , ed osservando, che i termini, che contengono  $r^2$  ed  $r^3$ , possono trascurarsi senza incorrere in errore sensibile, si avrà  $4\pi\Pi R^2r$  per l'espressione generale, e molto prossima del peso dimandato.

Per esempio, sia  $r = 28$  pollici; il peso d'un piede cubico di mercurio = 960 libbre. Supponiamo inoltre, secondo le osservazioni, che ciascun grado di circolo massimo della terra sia di 57000 tese. Si troverà effettuando tutto il calcolo indicato dalla formola precedente, che il peso totale dell'atmosfera è di 110288548770909091 libbre in circa.

## COROLLARIO II.

40. Due colonne, l'una di mercurio, l'altra di acqua, che si fanno scambievolmente equilibrio, hanno altezze reciprocamente proporzionali alle loro gravità specifiche (26); di modo che, se la colonna di mercurio ha 28 pollici di altezza, quella dell'acqua deve averne 32 piedi. Ora la pressione dell'atmosfera contrabbilancia la prima delle due colonne, come abbiamo veduto; dunque ella contrabbilancerà anche la seconda. Così nel vuoto la pressione dell'atmosfera deve sostenere una colonna d'acqua dell'altezza di 32 piedi in circa.

## COROLLARIO III.

41. Sia *ABHO* (Fig. 20.) un sifone ricurvato, e composto di due bracci d'ineguale lunghezza; immergasi il più corto *BA* nel liquido *CN* d'una botte *CD*; e levissi l'aria contenuta nell'interiore del sifone, succhiandola dalla estremità *O*: allora il liquido della botte ascenderà pel sifone ed uscirà dalla estremità *O*, purchè questa estremità sia più bassa della superficie *MN* del liquido della botte. Fig. 20.

Questo fenomeno è lo stesso, che quello del Barometro. Di fatti immaginiamoci, che l'estremità *O* del sifone sia immersa in un vaso *EF*, che contenga del liquido. Si vede, che ciascuna delle parti *AB*, *OH* del sifone può ri-

C 3 guar.

guardarsi come un tubo particolare, simile a quello di TORRICELLI. Così rappresentando la pressione dell'atmosfera con  $KX$ , il peso della colonna fluida  $AB$  con  $KV$ , quello della colonna  $HO$  con  $KZ$ , egli è chiaro, che  $VX$  esprime la forza che solleva il fluido nel tubo  $AB$ , e che  $ZX$  esprime la forza, che tende a sollevare il fluido nel tubo  $OH$ . Ora, siccome queste due ultime forze sono contrarie, la più debole viene distrutta, e  $ZV$  è la forza restante, che fa scorrere il liquido pel verso  $ABHO$ .

Si vede perciò 1.<sup>o</sup> che se  $KV=KZ$  non vi può essere corrente di fluido. 2.<sup>o</sup> Che se il peso del più corto braccio è maggiore di quello dell'atmosfera, la corrente non vi potrà parimente essere, poichè allora la pressione dell'atmosfera non ha forza sufficiente per sollevare il liquido fino in  $B$ . Così, p. e., se il liquido è acqua, bisogna che l'altezza del più corto braccio  $AB$  sia minore di 32 piedi; per il mercurio,  $AB$  deve essere minore di 28 pollici; ec.

#### TEOREMA II.

42. *L'aria è un fluido elastico.*

Prendasi una vescica, e si gonfi introducendovi dell'aria: si avrà un pallone, che si comprimerà premendolo, e si dilaterà allorchè si cesserà di premerlo. Dunque ec.

TEO-

## TEOREMA III.

43 *La forza elastica dell'aria compressa è uguale a quella, che produce la compressione.*

La fontana di ERONE ne dà la prova. Questa macchina (Fig. 21.), che si fa ordina- Fig. 21.  
riamente di latta, è composta d'una cassa  $ABCD$ , chiusa da tutte le parti, piena d'acqua fino in  $EF$  un poco al di sotto di  $AB$ ; d'un'altra cassa  $GHI$ , pure chiusa da tutte le parti, eguale alla prima, e piena d'aria; d'un tubo  $OT$  esattamente saldato con lamine  $AB$ ,  $DC$ ,  $GH$ , il quale comunica al di fuori coll'estremità  $O$ , e alla cassa inferiore per l'estremità  $T$ , che è molto vicina al fondo  $IK$ ; d'un tubo  $XY$ , saldato alle due casse, e la di cui estremità superiore  $X$  è vicina al fondo  $AB$ ; d'un tubo  $QP$ , la di cui estremità inferiore  $P$  è vicina al fondo  $DC$ , e la superiore  $Q$ , saldata al fondo  $AB$ , è fornita d'un picciol canello. Ciò posto chiudete il canello  $Q$  col dito, e versate un poco d'acqua dalla estremità  $O$  del tubo  $OT$ ; essa discenderà fino in  $IK$ , e salirà, per esempio, ad  $VS$ . Allora non vi sarà più alcuna comunicazione tra l'aria esterna, e quella, che rimane nelle due casse. Continuate a vuotare dell'acqua; l'aria contenuta negli spazj  $GHSV$ ,  $ABFE$ ,  $XY$  si condenserà a poco a poco, fino a che la sua forza elastica sia in equilibrio colla pressione dell'acqua vuotata da  $OT$ . Se la super-

ficie dell'acqua nella cassa  $GHI$  è  $MN$ , l'aria, di cui si è parlato, premerà perpendicolarmente ciascuna parte della superficie, che la circonda, con una forza eguale al peso d'una colonna d'acqua, che avrà per base la parte compressa, ed  $OL$  per altezza. Così la superficie  $EF$  dell'acqua rinchiusa nella cassa superiore è spinta da alto in basso dalla stessa aria, e l'acqua tende ad innalzarsi pel tubo  $PQ$ ; di modo, che se si leva il dito dal cannello, uscirà un getto d'acqua, che si solleverà all'altezza  $RZ$  uguale ad  $OL$ . Si vede dunque, che l'elasticità dell'aria produce il medesimo getto, che produrrebbe il peso dell'acqua, da cui è stata compressa.

Si può notare che facendo rientrare per  $O$  l'acqua, che casca dal getto, questa passa nella cassa inferiore, e per conseguenza il getto durerà fino a che tutta l'acqua compressa dal punto  $P$  fino in  $EF$  sia uscita salendo.

#### TEOREMA IV.

44. *L'aria si comprime da se stessa pel proprio peso.*

Imperciocchè essendo l'aria un fluido pesante, se si concepisce l'atmosfera divisa in una infinità di sezioni, o piuttosto di strati perpendicolari alla direzione della gravità, egli è evidente, che gli strati inferiori saranno caricati dal peso dei superiori; d'onde risulterà necessa-  
ria.

riamente una compressione, che farà più grande ( tutto il resto essendo altronde eguale ) a misura, che lo strato compresso sarà più al basso nell' atmosfera .

Dico *il tutto altronde uguale*, poichè vi sono altre cause, come il freddo, ed il caldo, che concorrono a comprimere, e a dilatare l' aria .

La densità di questo fluido è estremamente variabile . Ella è incirca otto, o nove cento volte minore di quella dell' acqua ordinaria .

Il rapporto medio di questa densità nei nostri climi può esprimersi sensibilmente colla frazione  $\frac{1}{850}$  .

## COROLLARIO.

45. Da ciò, e dall' articolo 43 ne segue, che se l' aria, dopo essersi compressa pel proprio peso, viene ad agire colla sola sua elasticità, essa produrrà il medesimo effetto, che produceva col suo peso . Ciò è confermato dall' esperienza, cha segue .

Prendete una boccia di vetro *ABCD* (Fig. 22.), di figura cilindrica; votatevi entro del mercurio *AEFD*, fatevi entrare un piccolo cannelo *K* di vetro, dell' altezza di 29, o 30 pollici, aperto alle due estremità, di cui l' inferiore peschi per alcune linee nel mercurio; sigillate questo tubo esattamente al collo della boccia, in modo, che l' aria contenuta nello spazio *EBCF* non abbia alcuna comunicazione coll' aria

Fig. 22.

ria esteriore; di poi mettete questa boccia, ed il suo tubo sotto il recipiente *LIHM* della macchina pneumatica; assorbite al più possibile l'aria contenuta in questo recipiente: allora il mercurio s'abbasserà ad *NO*, e s'innalzerà nel tubo al di sopra di *NO*, quasi alla stessa altezza, che si sostiene nel Barometro, nel luogo, dove si fa l'esperienza. La ragione è evidente; poichè prima d'incominciare a vuotar la macchina pneumatica, l'aria contenuta nello spazio *EBCF* è nel medesimo stato, che l'aria esteriore; quando poi si vuota il recipiente, l'aria medesima *EBCF* spiega la sua molla, e sforza in conseguenza il mercurio ad abbassarsi ad *NO*, e ad ascendere nel tubo vuoto; questa ascesa è presso a poco uguale a quella, che è prodotta nel Barometro dal peso dell'aria. Dico presso a poco, poichè non è mai possibile di vuotare perfettamente d'aria il recipiente della macchina pneumatica.

#### TEOREMA V.

46. *Se si comprime uua medesima massa, o quantità d'aria, e si riduce ad occupare differenti spazj o volumi, questi volumi saranno tra se in ragione inversa delle forze comprimenti.*

Questa proposizione si prova coll'esperienza seguente, che è abbastanza conosciuta dai Fisici, e che M. MARIOTTE fu il primo ad eseguire. Sia *ABC* (Fig. 23,) un tubo di vetro  
ri.

ripiegato, chiuso ermeticamente alla estremità *C*,  
 ed aperto alla estremità *A*. I due bracci *DA*,  
*EC* sono verticali; ma il braccio *DE* di con-  
 giunzione è orizzontale. Si dà ordinariamente  
 a questo tubo tre o quattro linee di diametro  
 interiore. Il piccolo braccio *EC* deve essere  
 perfettamente cilindrico, per poter paragonare  
 esattamente tra se i differenti volumi della  
 massa d'aria, che vi si condensa. Noi  
 supponiamo ch' esso abbia 12 pollici d'al-  
 tezza; l'altro *DA* è molto più alto. Ver-  
 sate leggermente nel tubo un poco di mercu-  
 rio per empire il braccio orizzontale, e fate  
 in modo, che le due superficie *DV*, *IE* di  
 questo fluido, nei due bracci verticali, sieno a  
 livello, affine che l'aria rinchiusa nello spazio  
*EC* sia nel medesimo stato, che l'aria esteriore;  
 poichè egli è evidente, che se la molla dell'a-  
 ria interiore *EC* fosse più o meno tesa di quel-  
 la dell'aria esteriore, le superficie *IE*, *DV* sa-  
 rebbero inegualmente compresse, e per con-  
 seguenza non potrebbero stare a livello.  
 Continuate poi a vuotare del mercurio nel brac-  
 cio *DA*; e vedrete, che a misura ch' esso s'in-  
 nalzerà in *H*, la superficie *EI* s'innalzerà in *F*.  
 Supponendo, che la pressione dell'atmosfera sia  
 equivalente al peso d'una colonna di mercurio  
 di 28 pollici di altezza, troverete che se me-  
 nate l'orizzontale *FG*, l'altezza *GH* è = 14  
 pollici, l'altezza *FC* dello spazio occupato dall'  
 aria

aria sarà  $\equiv 8$  pollici; se  $GH$  è  $\equiv 28$  pollici,  $FC$  sarà  $\equiv 6$  pollici; ec. Ora ne viene di quì che i differenti volumi dell'aria rinchiusa da prima in  $EC$  seguono la ragione inversa de' pesi comprimenti; poichè al primo istante dove quest'aria non sopporta che la pressione dell'atmosfera, può riguardarsi come caricata del peso d'una colonna di mercurio alta 28 pollici; allorchè si mette in seguito nel braccio  $DA$  del mercurio all'altezza di 14 pollici al di sopra della linea di livello  $FG$ , la pressione, che soffre la nostra massa d'aria, è uguale al peso d'una colonna di mercurio, che ha 28 pollici  $+ 14$  pollici, cioè 42 pollici di altezza; allorchè l'altezza del mercurio nel braccio  $DA$  al di sopra di  $FG \equiv 28$  pollici, la pressione della stessa massa d'aria è uguale al peso d'una colonna di mercurio, che ha 28 pollici  $+ 14$  pollici  $+ 14$  pollici, ossia in tutto 56 pollici di altezza; ec. Dal che si vede, che i pesi comprimenti venendo rappresentati dai numeri 28, 42, 56, i volumi della massa d'aria sono espressi dai numeri 12, 8, 6. Ora si hanno queste differenti proporzioni,  $12:8::42:28$ ;  $12:6::56:28$ ;  $8:6::56:42$ . Dunque i volumi seguono la ragione inversa dei pesi comprimenti.

Si faranno de' ragionamenti analoghi per altre altezze di mercurio, le quali seguissero tutt'altri rapporti ne' due bracci del tubo; e que-

questi ragionamenti, fondati sull' esperienza, guideranno alla stessa conclusione finale.

Tutte queste esperienze devono esser fatte in modo, che l'aria rinchiusa in *FC* abbia la stessa temperatura dell'aria esteriore, e che per conseguenza il suo volume non varj se non a ragione dei pesi comprimenti. Senza questa precauzione, il caldo ed il freddo, non agendo allo stesso modo sopra le due arie, cangerebbero i risultati, e sarebbe difficile di separare, con un metodo sicuro, e non ipotetico, i loro effetti da quelli dei pesi comprimenti.

## COROLLARIO I.

47. Poichè la forza elastica dell'aria è uguale alla forza, che la comprime (43), ne segue, che le differenti forze elastiche d'una stessa massa d'aria, dalla quale si fanno occupare differenti volumi, sono in ragione inversa di questi volumi.

## COROLLARIO II.

48. Sotto una stessa massa, le densità sono in ragione inversa dei volumi. Dunque le densità d'una stessa massa d'aria compressa da differenti pesi sono direttamente proporzionali a questi pesi, o (43) alle forze elastiche, che essa ha in tali differenti stati.

## COROLLARIO III.

49. Le densità de' differenti punti d'una colonna verticale dell'atmosfera formano, a temperatura eguale, una progressione geometrica decrescente all'infinito, supposto che questa serie incominci ad un medesimo livello, per es. a quello del mare, e continui secondo l'altezza dell'atmosfera; imperciocchè se si concepisce che la colonna, di cui si tratta, sia composta d'una infinità di strati orizzontali della stessa massa, la densità di ciascuno di questi strati è proporzionale al peso, di cui esso è caricato, cioè alla somma del suo proprio peso unito alla somma dei pesi degli strati superiori, ossia alla somma della densità dovuta al suo proprio peso, unita alla somma delle densità degli strati superiori. Ora se si ha una progressione geometrica  $\therefore a : b : c : d : e : f : \text{ec.}$  decrescente all'infinito, e si chiama  $s$  la somma intiera de' suoi termini,  $s'$  la somma da  $b$  inclusivamente,  $s''$  la somma da  $c$  inclusivamente, ec., si avranno queste proporzioni,  $a : b :: s : s - a$ ;  $b : c :: s' : s' - b$ ;  $c : d :: s'' : s'' - c$ ; ec. Così le densità dei nostri strati seguono tra se la medesima legge che i termini d'una progressione geometrica decrescente all'infinito, e formano per conseguenza una tale progressione.

## SCOLIO.

50. Tutte le esperienze, che si sono fatte;  
sulla

sulla compressibilità dell' aria , provano , che una stessa massa di questo fluido si comprime secondo la proporzione de' pesi , di cui essa è caricata ; ma si deve osservare , che queste esperienze hanno per oggetto delle condensazioni *medie* ; imperciocchè sembra , che ne' casi estremi la regola non possa essere troppo esatta . In fatti immaginiamoci per un momento , che la compressione aumenti all' infinito: bisognerebbe , che la condensazione aumentasse del pari , e che in fine l' aria non occupasse più se non uno spazio infinitamente piccolo . Ora qualunque figura si attribuisca alle molecole aeree ; egli è chiaro , che quando la loro molla è stata compressa fino a che tutte le sue parti vengano a toccarsi , l' impenetrabilità mutua di queste parti non lascia più luogo alla compressione . Aggiungete , che l' aria può essere mista di parti dure , prive d' elasticità , o dotate d' una elasticità imperfettissima . Se al contrario si suppone , che la compressione diminuisca all' infinito , non si potrà medesimamente supporre , che l' aria si dilati all' infinito ; imperciocchè l' elasticità perfetta , o imperfetta delle molecole aeree non può avere se non una estensione determinata , ed è impossibile di concepire , che una massa finita venga ad occupare uno spazio infinito . Egli non è dunque rigorosamente vero , che le condensazioni dell' aria seguano generalmente il rapporto de' pesi comprimenti . Ma siccome le forze

ze

ze comprimenti, che noi possiamo impiegare nelle nostre esperienze, non passano mai certi limiti, la proposizione dell' articolo 46. può allora riguardarsi come vera, senza restrizione alcuna.

#### DELLE TROMBE.

51. Le trombe in generale sono tubi destinati a sollevare l'acqua ad una certa altezza per mezzo d' un principio motore qualunque, che mette in giuoco il peso, o l'elasticità dell' aria, e che fa servire questo peso, o questa elasticità di veicolo alla sua azione sopra l' acqua, che si vuole innalzare.

Vi sono tre specie principali di trombe: la tromba *aspirante*, la tromba *premente*, e la tromba, che insieme è *aspirante e premente*.

#### *Tromba aspirante.*

Fig. 24.

52. La tromba aspirante (Fig. 24.) è composta di due tubi verticali *AMNC*, *ABDC*, che s' uniscono insieme in *AC*. Il primo, che pesca nell' acqua *MN*, si chiama *tubo d' aspirazione*, il secondo diceasi *corpo della tromba*. In *AC* v' è un diaframma traforato in *e*, coperto d' una valvula *E*, che s' apre da basso in alto. Nel corpo della tromba scende e discende alternativamente uno stantuffo, di cui l' asta *Z* vien mossa da una leva, o in qualunque si voglia altro modo. Il capo di questo stantuffo è sforato,

rato, nella direzione del suo asse, d'un buco *f*, coperto da una valvula *F*, che s'apre da basso in alto. Esso percorre, nel suo giuoco, un certo spazio, di cui suppongo che *GK* ne sia l'altezza, cioè che essendo lo stantuffo abbassato, la sua base inferiore sia nel piano orizzontale *GH*, e che essendo alzato, questa medesima base sia nel piano orizzontale *KI*. Il limite inferiore *GH* del viaggio dello stantuffo dev'essere più vicino, che sia possibile, alla valvula *E*.

Per ispiegare l'effetto di questa macchina, suppongo che al primo istante, la base dello stantuffo sia in *GH*. Allora l'aria compresa nello spazio *MC*, l'aria compresa nello spazio *AH*, e l'aria naturale, o l'aria dell'atmosfera, nel luogo dove è la macchina hanno la medesima densità, la medesima forza elastica; supposto che le due valvule *E* ed *F*, per la loro mobilità, lascino libera la comunicazione delle tre arie, di cui si parla; dopo di che queste due valvule stesse si chiudono pel proprio peso. Innalzate ora lo stantuffo da *GH* in *KI*: la valvula *F* resta ferrata pel proprio peso, e per la pressione dell'aria superiore; l'aria *MC*, e l'aria *AH* si dilatano; la prima, per la sua forza d'espansione, fa aprire la valvula *E*; e queste due arie si mischiano insieme e vengono a formare un'aria sola, la di cui forza elastica, diminuendo nella stessa ragione,

D

che

che aumenta lo spazio, nel quale l'aria si spande (47), non può più fare equilibrio alla pressione dell'aria esteriore sopra la superficie  $MN$  del serbatoio; per conseguenza quest'ultima forza deve far ascendere di una certa quantità  $Mx$  l'acqua nel tubo d'aspirazione, intanto che lo stantuffo s'innalza da  $GH$  in  $KI$ . L'altezza  $Mx$  è tale, che il peso della colonna d'acqua  $Mu$ , aggiunto alla forza elastica dell'aria indebolita, sparsa nello spazio  $xI$ , ed al peso della valvula  $E$ , fa equilibrio colla pressione dell'aria esteriore. Quando lo stantuffo è giunto in  $KI$ , la valvula  $E$  ricade pel proprio peso, e rende isolata l'aria compresa nello spazio  $xC$ ; e la colonna d'acqua  $Mu$  rimane sempre sospesa alla medesima altezza  $Mx$ . Abbassate lo stantuffo da  $KI$  in  $GH$ : l'aria contenuta nello spazio  $AI$  s'appoggia colla sua molla, che agisce per ogni verso, contro la valvula  $E$ , che tiene chiusa, e contro la valvula  $F$ , cui sforza ad aprirsi; l'aria pure contenuta da  $AC$  fino alla base inferiore dello stantuffo passa pel buco  $f$ , e si meschia coll'aria esteriore. Questo effetto dura fino a che lo stantuffo sia arrivato in  $GH$ ; dopo di che la valvula  $F$  si chiude. Innalzate lo stantuffo da  $GH$  in  $KI$ : la valvula  $F$  resterà chiusa, la valvula  $E$  s'aprirà, e l'acqua ascenderà ancora per una certa quantità  $xy$  nel tubo d'aspirazione. E così in seguito. Dal che si vede, che

che dopo un certo numero di colpi di stantuffo, l'acqua arriverà nel corpo della tromba, ed uscirà o dalla estremità superiore di questo tubo, o da un tubo *O* fisso nel corpo della tromba. Questo efflusso dell'acqua continuerà fino a tanto che si continuerà a far giuocare lo stantuffo.

Si vede che il getto dell'acqua non è continuo, e che ha luogo solamente, o che può giudicarsi aver luogo nel tempo, che lo stantuffo ascende.

## SCOLIO.

53. Bisogna osservare, che non curando anche il peso della valvula *E*, e supponendo che si avesse potuto parimente votare il tubo d'aspirazione, come la parte superiore del tubo del Barometro, l'altezza *GM* deve essere minore dell'altezza della colonna d'acqua, che farebbe equilibrio alla colonna di mercurio del Barometro, nel luogo dove la tromba giuoca: e questo affine che l'acqua possa arrivare sopra *GH*, ed innalzarsi nel corpo della tromba. Così per es. se l'altezza della colonna di mercurio è di 28 pollici, l'altezza *GM* deve essere minore di 32 piedi. Ma adempiuta una volta questa condizione, l'altezza *LV* della superficie *BD* dell'acqua nel corpo della tromba, al di sopra della superficie *MN* dell'acqua del serbatoio, può essere maggiore dell'altezza della colonna d'acqua equivalente alla pressione dell'atmosfera.

D 2

So-

Sopra di che però si deve osservare, che l'asta *Z* dello stantuffo, movendosi nel corpo della tromba *ABDC*, l'altezza *AB* di questo tubo non deve essere troppo grande, altrimenti l'asta *Z* sarebbe in pericolo di piegarsi.

54. L'efflusso dell'acqua pel tubo di uscita *O*, ossia il prodotto della tromba è facile a determinarsi: Imperciocchè si vede, che nel tempo, in cui lo stantuffo s'innalza da *GH* in *KI*, esce una quantità d'acqua equivalente ad un cilindro d'acqua *GI*.

55. Avendo sempre luogo questo medesimo efflusso, lo stantuffo sostiene continuamente nell'innalzarsi uno sforzo uguale al peso d'una colonna d'acqua, che avrebbe per base il circolo della testa dello stantuffo, e per altezza quella della superficie dell'acqua nel corpo della tromba al di sopra della superficie dell'acqua nel serbatoio; cioè chiamando *F* lo sforzo sostenuto dallo stantuffo,  $a^2$  l'aja del cerchio rappresentato da *GH*, *h* l'altezza *LV* della superficie *BD* dell'acqua nel corpo della tromba al di sopra della superficie *MN* del serbatoio: si ha  $F = a^2 \times h$ . Poichè sia *VS* l'altezza della colonna d'acqua equivalente alla pressione dell'atmosfera, e supponiamo che lo stantuffo, nel salire sia giunto nella posizione qualunque *gh*, alla quale corrisponde l'altezza *rV*: egli è chiaro, 1.<sup>o</sup> che lo stantuffo è spinto da alto al basso per la pressione dell'atmosfera, che produce uno sforzo  $= a^2 \times VS$ ,  
e

e per la pressione della colonna d'acqua  $gD$ , che produce uno sfoszo  $= a^2 \times rL$ . Di modo che, nel totale, lo stantuffo è spinto da alto in basso, con una forza  $= a^2 \times VS + a^2 \times rL$ . 2.<sup>o</sup> Lo stantuffo è spinto da basso in alto per la pressione dell'atmosfera sopra la superficie  $MN$  del serbatoio, la quale produce uno sforzo  $= a^2 \times VS$ ; questo sforzo è distrutto in parte dal peso della colonna d'acqua, che ha per base il cerchio  $gh$  ovvero  $GH$ , e per altezza  $rV$ . Di modo che, nel totale, lo stantuffo è spinto da basso in alto con una forza  $= a^2 \times VS - a^2 \times rV$ . Per conseguenza si ha  $F = (a^2 \times VS + a^2 \times rL) - (a^2 \times VS - a^2 \times rV)$ ; ciò che riducesi ad  $F = a^2 \times LV = a^2 \times h$ .

A questa forza bisogna aggiugnere il peso dello stantuffo nell'acqua, e l'attrito, che lo stantuffo soffre lungo le pareti del corpo della tromba, per avere la resistenza totale, che lo stantuffo dee superare per innalzarsi.

Lo stantuffo discende nell'acqua pel proprio peso; nè v'è allora nessun'altra resistenza a superare, che l'attrito, ed un piccolo urto contro l'acqua.

### *Trombe prementi.*

56. Si vede nella Fig. 25. una tromba *fig. 25.* premente. Il corpo della tromba  $ABDC$  pesca nell'acqua d'un serbatoio, la di cui superficie è  $MN$ ; lo stantuffo entra dal basso, e solleva o

*preme* l'acqua; la sua asta  $Z$  è solidamente fissata ad un telaio mobile  $TYX$ , che si fa ascendere e discendere alternativamente pel mezzo d'una leva, o in qualunque altro modo; il suo capo è forato d'un buco coperto con una valvula  $F$ , che s'apre da basso in alto. In  $AC$ , un poco al di sotto della superficie  $MN$  dell'acqua del serbatojo, v'è un diaframma forato d'un buco coperto da una valvula  $E$ , che s'apre da basso in alto. Il corpo di tromba s'unisce in  $AC$  col tubo ascendente  $ACV$ , che porta l'acqua al luogo dove si vuole innalzarla.

Per spiegare il giuoco di questa tromba, supponiamo, che al primo istante il capo dello stantuffo sia in  $KI$ , che è il limite il più basso del suo cammino. Allora il corpo di tromba è pieno d'acqua e quest'acqua è a livello con quella del serbatojo, permettendo le due valvule  $E$  ed  $F$ , per la loro mobilità, la comunicazione delle acque; queste due valvule poi si chiudono per le gravità, che restano loro anche nel fluido. Innalzate lo stantuffo da  $KI$  in  $GH$ , che è il limite superiore del suo cammino: la valvula inferiore  $F$  sta chiusa, la superiore  $E$  s'apre, e l'acqua contenuta nello spazio  $KH$  s'innalza sopra  $GH$ , e passa nel tubo ascendente; inoltre, intanto che lo stantuffo ascende, è seguito dall'acqua che entra dal serbatojo nel corpo della tromba. Abbassa-

• te

re lo stantuffo da  $GH$  in  $KI$ : la valvula  $F$  si apre, e la valvula  $E$  si chiude, ed impedisce all'acqua, che si trova al di sopra, di discendere; innalzando di nuovo lo stantuffo, la valvula  $F$  si chiude, e la valvula  $E$  si apre, e l'acqua continua ad ascendere nel tubo ascendente  $ACV$ ; e così di seguito. Si vede intanto, che pel giuoco reiterato dello stantuffo l'acqua s'innalza vieppiù nel tubo  $ACV$ , e finisce coll'arrivare all'altezza desiderata.

L'innalzamento dell'acqua è intermittente, come nella tromba della prima specie.

## S C O L I O.

57. L'altezza del tubo ascendente non è qui limitata, come per la tromba aspirante, perchè essendo l'asta  $Z$  dello stantuffo fuori della tromba, basta soltanto darle la lunghezza necessaria per applicarvi l'agente, che deve muovere la macchina.

58. Egli è chiaro che questa tromba dà una quantità d'acqua equivalente al cilindro  $KH$ , intanto che lo stantuffo ascende da  $KI$  in  $GH$ .

59. Ragionando come per la tromba aspirante, si vedrà che lo stantuffo nell'ascendere sostiene qui per rapporto all'acqua uno sforzo eguale al peso d'una colonna, che avrebbe per base il circolo della testa dello stantuffo, e per altezza la verticale compresa dalla superficie dell'

acqua del serbatojo fino alla superficie dell'acqua nel tubo ascendente. Al che bisogna aggiugnere il peso del telajo *TYX*, quello dello stantuffo nell'acqua, e l'attrito contro le pareti del corpo della tromba.

Lo stantuffo discende per la gravità; ma è ritardato per l'attrito, e per un lieve urto contro l'acqua.

*Tromba aspirante e premente.*

Fig. 26. 60. La tromba aspirante e premente, rappresentata dalla figura 26, è composta d'un tubo d'aspirazione *AMNC*, che pesca nell'acqua *MN* d'un serbatojo; d'un corpo di tromba *ABDC*, nel quale lo stantuffo *P* si muove come nelle due trombe antecedenti; e d'un tubo ascendente *CQV*. In *AC*, e *QR* vi sono due valvule, o due cappelletti a cerniera, che s'aprono da basso in alto. Lo stantuffo giuoca nello spazio *GK*; la sua testa è massiccia, e non è traforata come ne' due casi precedenti. Si vede, che nel farlo ascendere e discendere alternativamente, l'acqua s'alza immantinente nel tubo d'aspirazione, e nel corpo della tromba, precisamente nella stessa maniera, che nella tromba aspirante ordinaria. I movimenti alternativi delle due valvule *E* ed *F* sono assolutamente gli stessi ne' due casi. L'acqua arriva, dopo alcuni colpi di stantuffo, nello spazio vuoto, che questo medesimo stantuffo, nell'inal-

nalzarsi, lascia nel corpo di tromba. In seguito lo stantuffo discendendo la preme, e la fa passare nel tubo ascendente  $CQV$ . Alzando lo stantuffo, esso aspira nuovamente altr' acqua, cui preme nel discendere, e così di seguito.

Egli è chiaro, che qui si deve applicare l' osservazione dell' articolo 53.

61. Il prodotto della tromba, o la quantità d' acqua, ch' ella getta dalla estremità superiore del tubo ascendente, si valuta sempre dal cilindro d' acqua  $GI$ , che uscirebbe nel tempo, che lo stantuffo impiega ad innalzarsi da  $GH$  in  $KI$ .

62. Per trovare il valore della forza motrice, supponiamo che la testa dello stantuffo sia nella posizione  $gh$ , alla quale corrisponde l' altezza verticale  $gM$  al di sopra dell' acqua del serbatoio. Sia  $MS$  l' altezza della colonna d' acqua equivalente alla pressione dell' atmosfera, ed  $ML$  l' altezza intiera, alla quale l' acqua è innalzata. Chiamiamo  $a^2$  l' aja del cerchio  $gh$ ;  $h$  l' altezza  $gM$ ;  $H$  l' altezza  $gL$ ;  $P$  il peso dello stantuffo, e del suo attrezzo;  $X$  la forza che spinge lo stantuffo da basso in alto, ossia che spinge durante l' aspirazione, facendo astrazione dallo sfregamento;  $Y$  la forza, che spinge lo stantuffo da alto in basso, ossia durante la pressione, sempre astrazione fatta dall' attrito. Ciò posto, 1.<sup>o</sup> arrivato lo stantuffo in  $gh$ , supposto che ascenda, o aspiri l' acqua, e per  
con-

conseguenza essendo chiusa la valvola  $F$ , egli è chiaro che  $X = P + a^2 \times SM - (a^2 \times SM - a^2 \times gM) = P + a^2 \times gM = P + a^2 h$ . 2.<sup>o</sup> Giunto lo stantuffo in  $gh$ , supposto, che discenda, o prema l'acqua, e per conseguenza essendo chiusa la valvola  $E$ , si ha  $Y = a^2 \times SM + a^2 \times gL - a^2 \times SM - P = a^2 H - P$ .

La somma delle due forze  $X$  ed  $Y$  è dunque  $a^2 h + a^2 H$ , ossia  $a^2 \times ML$ . Così lo sforzo totale, che l'agente è costretto di fare per muovere la macchina, è uguale al peso d'una colonna d'acqua, che avrebbe per base la testa dello stantuffo, e per altezza quella del punto ove l'acqua è innalzata sopra la superficie del serbatoio. Ma abbiamo il vantaggio, che questo sforzo si divide in due parti, l'una, che risponde alla aspirazione, l'altra alla pressione, laddove nelle due prime specie di trombe lo sforzo totale s'esercita nel mentre che lo stantuffo s'innalza e preme l'acqua.

63. Faremo a questo proposito una osservazione, che è importante. Siccome in tutte le macchine egli è essenziale di stabilire, quanto più è possibile, l'uniformità del moto, si deve aver cura di rendere tra di se uguali le due forze  $X$  ed  $Y$ . Questa ugualtà darà  $P + a^2 h = a^2 H - P$ ; da cui si trae  $P = \frac{a^2 (H - h)}{2}$ .

Così 1.<sup>o</sup> delle due parti  $gL$ ,  $gM$  dell'altezza totale  $ML$ , la prima deve essere maggiore della

la seconda; imperciocchè se si avesse  $H = h$ , o  $H < h$ , il peso  $P$  farebbe nullo, o negativo; e nè l'uno, nè l'altro possono aver luogo.

2.<sup>o</sup> Se tutto altronde restando il medesimo, la superficie  $MN$  dell'acqua del serbatojo viene ad abbassarsi, o ad innalzarsi (ciò che succede quando il tubo d'aspirazione pesca in un fiume), allora in conseguenza bisogna diminuire o aumentare  $P$ ; ciò che può sempre ottenersi, almeno fino ad un certo segno, caricando o scaricando la testa dello stantuffo di alcuni pesi amovibili.

La mancanza dell'equilibrio tra le forze  $X$  ed  $Y$  è assai frequente. Vi si è inciampato nelle pretese correzioni, che si fecero già da qualche anno ad uno degli attrezzi delle trombe della *Samaritana*. Nè sembra essersi conosciuta la vera cagione degli inconvenienti, che sono succeduti per questi cangiamenti.

64. La tromba aspirante, e premente può avere un'altra forma, o un'altra disposizione diversa da quella della Figura 26. In questa Figura lo stantuffo aspira nell'ascendere, e preme nel discendere. Ma si può fare in modo (Fig. 27.), che lo stantuffo aspiri nel discendere, e preme nell'ascendere. Fig. 27.

Chiamando  $a^2$  l'aja del cerchio  $gh$ ;  $h$  l'altezza  $rM$  dello stantuffo arrivato in  $gh$ , al disopra dell'acqua del serbatojo;  $H$  l'altezza  $rL$  da  $gh$  fino al punto dove l'acqua è innalzata;

$P$

$P$  il peso dello stantuffo e del suo attrezzo;  $X$  la forza, che spinge lo stantuffo da alto in basso, ossia che spinge durante l'aspirazione,  $Y$  la forza, che spinge lo stantuffo da basso in alto, ovvero durante la pressione: si troverà (prescindendo dall' attrito )  $X = a^2 h - P$ ,  $Y = a^2 H + P$ . Dunque, se si fa  $X = Y$ , si avrà  $a^2 h - P = a^2 H + P$ ; ciò che dà  $P = \frac{a^2 (h-H)}{2}$ .

Così nel caso presente bisogna, che, delle due parti  $Mr$ ,  $rL$  dell' altezza totale  $ML$ , la seconda sia minore della prima.

Data l' altezza  $ML$ , alla quale si vuole innalzare l' acqua, si determinerà, secondo il rapporto delle distanze verticali di  $gh$  dalla superficie dell' acqua del serbatoio, e dalla superficie dell' acqua di scarico, quale sia quella delle due trombe (Fig. 26 e 27), che più importi d' impiegare.

Nella pratica si prenderà  $gh$  al mezzo di  $GI$ .

Non ci abbisogna d'aggiugnere, che ne' nostri calcoli delle forze consideriamo semplicemente lo stato d' equilibrio.

#### SCOLIO.

65. Nelle tre specie di trombe proposte, il getto d' acqua che si ha allo scaricatojo non è sempre uguale, ma è soggetto ad intermittenza; perchè s'impiega quasi la metà del tempo nell'abbassare o innalzare lo stantuffo per prendere

dere della nuova acqua, e durante questa parte di tempo, l'acqua non esce dallo scaricatojo o almeno ne esce pochissima. Già da più anni in quà si guarnisce ordinariamente il tubo ascendente, come si vede nella tromba premente della Fig. 28, di una specie di tamburo vuoto *KR*, chiuso al di fuori da tutte le parti, ma che comunica col tubo interrotto in *G*, *H*. Questo tamburo, che chiamasi *serbatojo d'aria*, contiene prima dell'aria, che ha la stessa densità, che quella al di fuori. Quando in seguito s'innalza lo stantuffo, l'acqua, che sale pel braccio *CBDQ*, si spande in parte pel serbatojo *KR*, e condensa l'aria, che vi è contenuta, le toglie la comunicazione coll'aria esteriore, e la costringe ad occupare soltanto lo spazio *kryx*. Allorchè poi s'abbassa lo stantuffo, l'aria così condensata si dilata per la forza della sua elasticità, sforza l'acqua a discendere da *kr* in *KR*, e per conseguenza ad innalzarsi nel braccio *GHQD*. Col continuare il medesimo giuoco, si vede, che di continuo ascende acqua in questo braccio, e che il getto al luogo dello scaricatojo deve essere continuo, almeno sensibilmente.

Fig. 28.

Vi sono alcuni fabbricatori di trombe, i quali pensano, che il serbatojo d'aria aumenti della metà l'effetto della macchina; imperciocchè, dicono essi, siccome allora il getto è continuo, la tromba deve dare il doppio d'acqua, ch'

ch' essa non ne darebbe se non vi fosse il serbatoio d'aria, e il getto fosse intermittente. Ma non fanno attenzione, che il prodotto della tromba è sempre la quantità d'acqua, che lo stantuffo innalza nell'ascendere; e che la potenza motrice (essendo sempre la medesima la velocità dello stantuffo) impiega sempre il medesimo sforzo, sia che essa faccia ascendere direttamente quest'acqua fino allo scaricatojo, o che una parte di quest'acqua si spanda nel serbatoio d'aria, d'onde ella è poi innalzata per la molla dell'aria. Imperciocchè nel secondo caso bisogna tendere la molla dell'aria contenuta nel serbatoio  $KR$ ; e questo sforzo unito a quello, che fa ascendere attualmente una parte dell'acqua nel braccio  $GHQD$  consuma la forza intiera; ciò che torna al primo caso. Se dunque il getto è continuo, quando vi è un serbatoio d'aria, l'acqua esce con una velocità due volte minore, che non uscirebbe, se il serbatoio non vi fosse ed il getto fosse intermittente; ed il prodotto della tromba è sempre lo stesso. Il serbatoio d'aria adunque ha semplicemente il vantaggio di procurare più d'uniformità al moto della macchina, e di rendere il getto d'acqua continuo; il che è utilissimo nelle trombe per gli incendi, poichè un getto d'acqua continuo estingue più facilmente il fuoco, che non fa un getto a balzi, quantunque di maggior velocità.

CA.



## C A P O IV.

*Dell' equilibrio de' corpi solidi con  
i fluidi.*

66. **U**n corpo solido immerso in parte, o totalmente in un fluido, è sollevato da questo fluido con una certa forza, di cui si tratta di determinare la quantità e la direzione, per conoscere la forza contraria, che bisogna opporre ad effetto di stabilire l'equilibrio.

## L E M M A I.

67. *Se (Fig. 29.) sui punti di mezzo de' Fig. 29.  
lati d' un poligono qualunque inflessibile ABCDE sono  
applicate perpendicolarmente le potenze P, Q, R, S, T,  
proporzionali ciascuna a ciascuno di questi lati, e  
tutte dirette dal di fuori al di dentro, o dal di  
dentro al di fuori, nel piano del poligono: queste  
potenze saranno in equilibrio.*

Menate le diagonali  $AC$ ,  $AD$ : egli è dimostrato nella Statica, che due forze concorrenti in un punto, e la loro risultante, che passa necessariamente per questo punto medesimo, possono essere rappresentate dai lati d' un triangolo, che sieno perpendicolari ciascuno a ciascuna delle tre forze proposte. Così le due forze  $P$  e  $Q$  essendo perpendicolari e proporzionali

nali ai lati  $AB$ ,  $BC$  del triangolo  $ABC$  hanno per risultante una forza (che chiamo  $X$ ) perpendicolare, e proporzionale al lato  $AC$  del medesimo triangolo. Inoltre la forza  $X$  è perpendicolare ad  $AC$  nel punto di mezzo; imperciocchè ella deve passare per il punto  $a$  di concorso delle due forze componenti  $P, Q$ , che è evidentemente il centro d'un cerchio, che si circoscriverebbe al triangolo  $ABC$ ; d'onde ne risulta che la forza  $X$  è perpendicolare ad  $AC$  sul mezzo per esser corda del detto cerchio. Si dimostrerà similmente, che le due forze  $X$  ed  $R$  concorrenti nel punto  $b$  hanno per risultante una forza  $Y$ , proporzionale ad  $AD$ , e perpendicolare sul suo mezzo; che le due forze  $Y$  ed  $S$ , concorrenti al punto  $c$ , hanno per risultante una forza  $Z$  proporzionale ad  $AE$ , e perpendicolare sul suo mezzo; e così di seguito, se il poligono avesse un maggior numero di lati. Dunque le potenze  $P, Q, R, S$  hanno per risultante una forza  $Z$  uguale e direttamente opposta all'ultima forza  $T$ ; dunque tutto il sistema delle forze  $P, Q, R, S, T$  è in equilibrio.

## COROLLARIO I.

68. Si vede, che la dimostrazione precedente ha sempre luogo qualunque sia il numero de' lati del poligono, e per conseguenza anche quando il numero di questi lati diventa infinito. Dunque se si concepisce una curva  
rien-

rientrante qualunque, inflessibile, divisa in una infinità d'elementi, e che ai mezzi di questi elementi si applichino perpendicolarmente delle potenze, che loro sieno proporzionali: queste potenze faranno in equilibrio.

Sarà lo stesso, se a tutti i punti d'una curva rientrante, inflessibile, faranno applicate perpendicolarmente delle potenze uguali; imperciocchè da queste potenze ne risulteranno evidentemente forze proporzionali agli elementi della curva, e perpendicolari sui loro mezzi.

COROLLARIO II.

69. Consideriamo il poligono  $ABCDE$  come la sezione, che si avrebbe tagliando un prisma retto pel mezzo della sua altezza, e parallelamente alle sue due basi opposte: egli è chiaro, che i mezzi di questi lati  $AB, BC$ , ec. sono i centri di gravità delle faccie rettangolari del prisma, e che se a questi medesimi punti si applicano potenze perpendicolari, e proporzionali alle faccie ora nominate, queste potenze avranno tra se i medesimi rapporti, che le potenze  $P, Q, R, S, T$ . Ora le potenze  $P, Q, R, S, T$  sono in equilibrio: dunque anche le potenze perpendicolari ai centri di gravità delle faccie rettangolari d'un prisma retto, e proporzionali a queste faccie stesse, saranno in equilibrio.

Lo stesso risultato si ha , allorquando la  
E                                  se-

fezione, e le basi opposte del prisma sono curve; ed allorquando a tutti i punti delle faccie rettangolari del corpo prismatico sono applicate perpendicolarmente potenze uguali.

LEMMA II.

70. *Se ad un punto G (Fig. 30.) nel mezzo della larghezza media EF d'un trapezio ACDB, è applicata una forza P perpendicolare, e proporzionale alla superficie del trapezio: questa forza potrà decomporfi in due altre, l'una perpendicolare, e proporzionale alla proiezione ortogonale Acdb (\*) del trapezio, l'altra perpendicolare, e proporzionale al rettangolo LEMNFK, che è perpendicolare ai due piani paralleli Acdb, MCDN, dai quali è terminato.*

Menate nella direzione della potenza  $P$ , e perpendicolarmente alle rette parallele  $AB$ ,  $CD$ ,  $cd$ ,  $LK$ ,  $EF$ ,  $MN$  il piano  $SRT$ , che sarà per conseguenza perpendicolare ai piani  $ACDB$ ,  $Acdb$ ,  $CDdc$ ,  $LMNK$ ; decomponete poi la forza  $P$  in due altre  $V$ ,  $H$  dirette nel piano  $SRT$ , la prima  $V$  perpendicolare ad  $ST$ , la seconda  $H$  perpendicolare ad  $RT$ . Ciò posto, essendo le tre forze  $P$ ,  $V$ ,  $H$  perpendicolari ai tre lati del

---

(\*) Si chiama *proiezione ortogonale* d'una figura, quella, che è formata sopra un piano dalle perpendicolari abbassate da tutti i punti della figura proposta.

del triangolo  $RST$ , si avrà  $P:V:H::SR:ST:RT$  o  $ML$ , ossia ( moltiplicando i conseguenti per linee uguali )  $P:V:H::SR \times EF:ST \times LK:ML \times LK::ACDB:Ac dB:LMNK$ . Ora la direzione della forza  $V$  è perpendicolare ad  $Ac dB$ , e quella della forza  $H$  è perpendicolare ad  $LMNK$ . Dunque ec.

## COROLLARIO.

71. Se l'altezza  $SR$  del trapezio  $ACDB$  è infinitamente piccola, il punto  $G$  farà il centro di gravità del trapezio medesimo, il punto  $g$  situato sulla linea  $GV$  sarà il centro di gravità della proiezione  $Ac dB$ : e siccome il punto  $G$  è sempre il centro di gravità del rettangolo  $LMNK$ ; ne segue che, se al centro di gravità d'un trapezio infinitamente piccolo è applicata una forza perpendicolare, e proporzionale alla sua superficie, questa forza potrà decomporfi in due altre, di cui la prima sia perpendicolare, e proporzionale alla superficie del trapezio di proiezione, la seconda sia perpendicolare, e proporzionale alla superficie d'un rettangolo, che ha la base uguale alla larghezza media del trapezio, e per altezza la distanza compresa tra due piani paralleli guidati per le basi opposte e parallele del trapezio, e sopra l'uno de' quali viene fatta la proiezione ortogonale di questo trapezio medesimo.

Non occorre di far osservare che, se il

trapezio  $ACDB$  sarà infinitesimo, può riguardarsi la potenza  $P$  come la risultante d'una infinità di potenze uguali applicate perpendicolarmente a tutti i punti del trapezio  $ACDB$ , e per conseguenza la potenza  $V$ , come la risultante d'una infinità di potenze uguali applicate perpendicolarmente a tutti i punti del trapezio di proiezione  $AcdB$ , e la potenza  $H$  come la risultante d'una infinità di potenze uguali applicate perpendicolarmente a tutti i punti del rettangolo  $LMNK$ .

## TEOREMA I.

**Fig. 31.** 72. *Un corpo solido A (Fig. 31.), immerso in un fluido MN, è sollevato verticalmente da questo fluido, con una forza, la di cui quantità ha per misura il peso del fluido rimosso, e la di cui direzione passa per il centro di gravità di questo medesimo fluido rimosso, o, ciò che è lo stesso, per il centro di gravità della parte del corpo immersa nel fluido, e considerata come omogenea.*

Immaginiamoci, che la parte del corpo tuffata nel fluido sia divisa in una infinità di strati dai piani orizzontali  $Ss, Rr$ ; e che in seguito la fascia, che involge ciascuno strato, e che ne forma la superficie convessa, sia divisa in una infinità di trapezj. Sia  $G$  il centro di gravità di un qualunque  $X$  di questi trapezj laterali; dal punto  $G$  meniamo la verticale  $Gg$ , che termini al livello del fluido, e la  $PG$  perpendicolare alla  
su.

superficie del trapezio, e supponiamo, che il piano  $MSN$  passi per queste due linee. Egli è evidente, che  $SR$  è l'altezza del trapezio, e che menando le verticali  $SL$ ,  $RK$ , la picciola retta  $LK$  farà l'altezza del trapezio di proiezione ortogonale sopra la superficie del fluido; di modo che, se si chiama  $B$  la larghezza media del trapezio  $X$ , la quale è anche quella del trapezio di proiezione, la superficie del trapezio  $X$  farà  $= B \times SR$ , e la superficie del trapezio di proiezione  $= B \times LK$ . In oltre la superficie del rettangolo, la di cui base è  $= B$ , e la di cui altezza è  $Ry$  distanza de' due piani orizzontali  $Ss$ ,  $Rr$ , avrà per valore  $B \times yR$ .

Ora ciascuno de' trapezi componenti la superficie convessa d'uno strato potendo considerarsi come una parte di parete d'un vaso, egli è chiaro, che il trapezio  $X$  è spinto perpendicolarmente, o secondo la direzione  $PG$ , con una forza  $P$ , che ha per valore  $B \times SR \times Gg$ , supposto la gravità specifica del fluido  $= 1$ . Decomponiamo la forza  $P$  in due altre, situate nel piano  $MSN$ , l'una  $V$  verticale, l'altra  $H$  orizzontale. Essendo la retta  $Gg$  la medesima per tutti i trapezi laterali d'un medesimo strato, la forza  $P$ , il di cui valore assoluto è  $B \times SR \times Gg$ , può supporfi proporzionale a  $B \times SR$ , per tutti questi trapezi; ed allora (70) la forza  $V$  sarà proporzionale a  $B \times LK$ , e la forza  $H$  sarà proporzionale a  $B \times yR$ . Ora (69), tutte le

forze  $H$ , corrispondenti a tutti i rettangoli  $B \times yR$ , per un medesimo strato si fanno equilibrio. Per conseguenza non vi restano, che le forze  $V$ : e siccome il valore assoluto della forza  $P$  è  $B \times SR \times Gg$ ; il valore assoluto della forza  $V$  sarà  $B \times LK \times Gg$ , espressione, che è quella del piccolo solido composto dai filetti verticali compresi fra il trapezio  $X$  e la sua proiezione, poichè un tal solido può considerarsi come generato da tutti i punti del trapezio di proiezione, che si fossero mossi verticalmente fino alla superficie  $X$ . Così ciascun trapezio laterale è spinto verticalmente con una forza, che è uguale al piccolo solido corrispondente, e che di più passa evidentemente per il centro di gravità di questo solido stesso. Ora il fluido escluso dal corpo  $A$  non è altro, che la somma di tutti questi piccoli solidi. Dunque la somma o la risultante di tutte le forze, che spingono verticalmente il corpo  $A$  da basso in alto è uguale al peso del fluido rimosso, e passa per il centro di gravità di questo fluido, o per quello della parte  $MSN$  del corpo tuffata nel fluido e considerata come omogenea.

#### COROLLARIO I.

73. Poichè il fluido tende a sollevare il corpo  $A$ , e per lo contrario il corpo tende a discendere pel suo proprio peso; ne segue, che questo medesimo corpo non salirà,  
 nè

nè discenderà, se queste due forze, alle quali soltanto lo suppongo sottoposto, sono tra se uguali. Ora chiamando  $M$  il volume totale del corpo  $A$ ;  $N$  il volume della sua parte immersa, o il volume del fluido, che esso rimuove;  $p$  la gravità specifica del corpo;  $\pi$  la gravità specifica del fluido: si vede, che il peso assoluto del corpo è  $= p \times M$ , e che la spinta verticale del fluido, la di cui misura è il peso assoluto del fluido rimosso, farà  $\pi \times N$ . Così il corpo  $A$  nè salirà, nè discenderà, se si ha l'equazione  $\pi \times N = p \times M$ .

Quest' equazione fa vedere, 1.<sup>o</sup> che, se  $\pi = p$ , si avrà  $N = M$ ; cioè, che, se il corpo galleggiante, ed il fluido hanno la medesima gravità specifica, il corpo s'immergerà interamente nel fluido, e si terrà altronde indifferentemente a qualsivoglia profondità.

2.<sup>o</sup> Se si ha  $p < \pi$ , si avrà  $N < M$ ; cioè, se il corpo galleggiante ha una gravità specifica minore di quella del fluido, esso non s'immergerà che per una parte.

3.<sup>o</sup> Siccome il massimo valore, che possa avere  $N$  è  $M$ , se si ha  $p > \pi$ , si avrà  $p \times M > \pi \times N$ ; dunque allora il corpo  $A$  cascherà al fondo del vaso e tenderà a discendere, o premerà il fondo del vaso con una forza  $= p \times M - \pi \times N = (p - \pi) M$ , poichè in questo caso  $N$  diventa  $M$ .

Si vede di quì il motivo, per cui si ha

maggior difficoltà a sostenere un peso fuori dell'acqua, che a sostenerlo quando vi è immerso: nel primo caso si sostiene tutto il peso del corpo; nel secondo si sostiene soltanto l'eccesso del peso del corpo sopra il peso dell'acqua, di cui il corpo occupa il luogo.

## COROLLARIO II.

74. Affine che un corpo grave, e galleggiante liberamente sopra un fluido non abbia alcun moto nè di salita, nè di discesa, nè inoltre alcun moto di rotazione, bisogna, 1.<sup>o</sup> che il peso del corpo sia uguale al peso del fluido rimosso; 2.<sup>o</sup> che il centro di gravità del corpo e quello della sua parte immersa, considerata come omogenea, sieno collocati sopra una medesima linea verticale. Imperocchè, per l'equilibrio assoluto, le due forze, alle quali il corpo è sottoposto, devono essere uguali, ed inoltre direttamente opposte.

Quando queste condizioni non hanno luogo in un tempo stesso, il corpo oscilla e non giugne mai all'equilibrio, se non quando, avendo la resistenza dell'acqua e dell'aria, o altre cause distrutti tutti i suoi moti, esso trova in fine e conserva una situazione tale, che il suo peso, e la spinta verticale del fluido scambievolmente si distruggono. Si vede di quì, che se si vuole che un vascello galleggiante sul mare s'immerga nell'acqua per una parte de-  
ter-

*terminata* del suo volume, bisogna talmente proporzionare e distribuire il carico, che aggiugnendo il suo peso a quello del carcasso stesso del vascello, la somma sia uguale al peso del volume d'acqua, che deve esser esclusa, e che inoltre i centri di gravità di questi due pesi sieno situati in una medesima linea verticale.

Daremo in appresso un problema, che si rapporta a questo Corollario.

## TEOREMA II.

75. *Se si immerge in un fluido un corpo solido specificamente più pesante del fluido stesso: questo corpo vi perderà una parte del suo peso tale, che si avrà questa proporzione: il peso assoluto del corpo sta alla perdita del peso, che fa nel fluido, come la gravità specifica del corpo sta alla gravità specifica del fluido.*

Imperocchè per essere il corpo specificamente più pesante che il fluido, esso vi si immerge intieramente (73 n.º 3), e se si chiama  $M$  il volume del corpo,  $p$  la sua gravità specifica,  $\pi$  la gravità specifica del fluido; il corpo tenderà a discendere con una forza  $\equiv M \times (p - \pi)$ . Per fare equilibrio a questa forza, opponiamle una forza  $Q$ , che le sia uguale e direttamente contraria, o che possa considerarsi adempire questa condizione: si avrà  $Q \equiv M(p - \pi)$ ; ovvero  $pM - Q \equiv M\pi$ ; oppure  $p \times (pM - Q) \equiv p \times M\pi$ ; da cui si

trae

trae  $pM:pM - Q :: p:\pi$ , che è la proporzione enunciata nel Teorema.

## COROLLARIO.

76. Si vede perciò, che conoscendo il peso affolluto d'un corpo solido, che s'immerge interamente in un fluido, o che è specificamente più grave di questo fluido, e la perdita del peso, che fa il corpo stesso immerso nel fluido: si conoscerà la gravità specifica del fluido, allorchè quella del corpo sarà data, ovvero reciprocamente la gravità specifica del corpo, quando sarà data quella del fluido.

## TEOREMA III.

77. *Se si immerge in due fluidi differenti uno stesso corpo solido specificamente più pesante, che ciascuno d'essi: le gravità specifiche de' due fluidi saranno tra se come le perdite di peso, che il corpo fa ne' fluidi medesimi.*

Poichè sia  $M$  il volume del corpo proposto,  $p$  la sua gravità specifica,  $\pi$  e  $\pi'$  le gravità specifiche de' fluidi,  $Q$  e  $Q'$  i due contrappesi del corpo, cioè le forze, che è d'uopo impiegare per impedirgli di discendere ne' due fluidi: si avranno le due equazioni,  $Q = M(p - \pi)$ ,  $Q' = M(p - \pi')$ . La prima dà  $M = \frac{pM - Q}{\pi}$ ; e la seconda,  $M = \frac{pM - Q'}{\pi'}$ .

Dun-

Dunque  $\frac{pM - Q}{\pi} = \frac{pM - Q'}{\pi'}$ , ovvero  $(pM - Q)\pi' = (pM - Q')\pi$ ; da cui si cava  $\pi : \pi' :: pM - Q : pM - Q'$ , che è la proporzione del Teorema.

## COROLLARIO.

78. Conoscendo le perdite di peso, che fa un medesimo corpo immerso successivamente in due fluidi, e la gravità specifica di uno d'essi, si conoscerà anche la gravità specifica dell'altro.

## TEOREMA IV.

79. Se si immergono in un medesimo fluido due corpi ciascuno specificamente più pesante del fluido stesso, e questi corpi perdono parti uguali del loro peso: essi avranno volumi uguali.

Poichè sieno  $M$  ed  $M'$  i volumi de' due corpi;  $p$  e  $p'$  le loro gravità specifiche;  $Q$  e  $Q'$  i loro contrappesi;  $\pi$  la gravità specifica del fluido: si avranno le equazioni  $Q = pM - \pi M$ ,  $Q' = p'M' - \pi M'$ . Dunque se si suppone, che i due corpi perdano nel fluido parti uguali del loro peso, o che si abbia  $pM - Q = p'M' - Q'$ , si avrà anche  $\pi M = \pi M'$ , ossia  $M = M'$ ; cioè i volumi de' due corpi faranno uguali (\*).

co-

---

(\*) Si può anche dimostrare il presente Teorema in quest' altro modo: poichè la perdita di peso che

## COROLLARIO.

80. Di quì ne segue il modo di risolvere il Problema che JERONE Re di Siracusa propose ad ARCHIMEDE. Ecco in che consiste questo Problema.

JERONE avendo fatto fare una corona, che secondo le sue convenzioni coll' Orefice, doveva essere d' oro puro, e sospettando che vi avesse mescolato dell' argento, domandò ad ARCHIMEDE il modo di appurare questo sospetto senza guastare la corona. Non si fa precisamente di quai mezzi ARCHIMEDE abbia fatt' ufo per venirne a capo, ma havvi tutta l' apparenza, che procedesse nel modo seguente.

Poichè i corpi, che in un medesimo fluido perdono parti uguali del loro peso hanno volumi uguali, egli è chiaro che se si prende una verga d' oro, tale che l' eccesso del suo peso nell' aria, o nel vuoto, sopra il suo peso nell' acqua, sia uguale all' eccesso del peso della corona nel vuoto sopra il suo peso nell' acqua, questa verga, e la corona avranno volumi eguali. Nello stesso modo si determinerà una verga d' argento dello stesso volume della corona.

Ciò

---

che fa un corpo immerso in un fluido è sempre il peso del fluido rimosso, è chiaro che se le perdite di peso di due corpi sono uguali, devono pur essere uguali i fluidi rimossi; e quindi i volumi de' corpi che li rimovono.

Ciò posto, se si trova che nel vuoto la corona pesi meno della verga d'oro, e più della verga d'argento, e se si è altronde sicuro ch'essa contenga soltanto oro ed argento, si concluderà, che non è nè d'oro, nè d'argento puro, ma d'un composto di questi due metalli; e si troverà ciò che vi entra di ciascuno d'essi con una semplice regola d'alligazione, di cui ecco l'operazione. Dal peso della verga d'oro bisogna sottrarre il peso della verga d'argento; ciò che darà un residuo, che si farà servire di denominatore comune alle due frazioni, di cui l'una ha per numeratore l'eccesso del peso della verga d'oro sopra il peso della corona; l'altra per numeratore pure l'eccesso del peso della corona, sopra il peso della verga d'argento. La prima frazione esprime la quantità d'argento, la seconda la quantità d'oro, di cui la corona è composta.

La quistione si risolverebbe collo stesso procedere, se la corona fosse composta di due altri differenti metalli, di cui si conoscessero le specie. Ma questo metodo sarebbe insufficiente, se la specie dei metalli fosse incognita, se non si sapesse, per es. nel Problema precedente, che la corona non contiene che oro, ed argento; poichè egli è chiaro che si può fare con dell'oro ed un altro metallo, per es. rame, un misto del medesimo peso e del medesimo volume, che un misto composto d'oro e d'argento.

to. Inoltre se la corona contenesse più di due specie di metalli, che si sapesse per es. ch' ella è composta d'oro, d'argento e di rame, il Problema sarebbe indeterminato; imperciocchè si possono combinare insieme questi tre metalli in diversi modi, tali che il misto risultante abbia sempre il medesimo peso ed il medesimo volume. *A fortiori* deve dirsi lo stesso per un maggior numero di metalli. Passo al Problema enunciato alla fine dell' articolo 74.

#### PROBLEMA.

Fig. 32. 81. *Trovare la posizione, che deve prendere il triangolo omogeneo ESG (Fig. 32), galleggiante sul fluido MN, affine di restare in equilibrio, supponendo ch' esso non abbia che un solo angolo S immerso nel fluido.*

Le due condizioni richieste per l'equilibrio (74) sono, 1.<sup>o</sup> che il peso assoluto del triangolo *ESG* deve essere uguale al peso assoluto del triangolo d'acqua *MSN*. 2.<sup>o</sup> Che i centri di gravità *R* ed *O* de' due triangoli *ESG*, *MSN* devono trovarsi in una medesima linea *RO* verticale, e per conseguenza perpendicolare alla superficie *MN* del fluido. Ecco il modo di adempirle.

Divise le basi *EG*, *MN* de' due triangoli *ESG*, *MSN*, ciascuna in due parti uguali nei punti *P*, *Q*, sieno tirate le rette *SP*, *SQ*, sopra le quali si prenderanno le parti  
SR

$SR = \frac{2}{3} SP$ ,  $SO = \frac{2}{3} SQ$ , per determinare i centri di gravità  $R$ ,  $O$  de' due medesimi triangoli. Sieno guidate le rette  $RO$ ,  $PQ$ , che faranno tra se parallele, poichè i lati del triangolo  $SPQ$  sono tagliati proporzionalmente in  $R$  ed  $O$ ; ed inoltre perpendicolari ad  $MN$ , poichè  $RO$  dev' essere verticale. Dal punto  $P$  sieno abbassate le perpendicolari  $PA$ ,  $PD$  sopra i lati  $SE$ ,  $SG$  del triangolo  $ESG$ , prolungati se fa bisogno, e sieno tirate le rette  $PM$ ,  $PN$ , che sono evidentemente uguali tra se, a motivo di  $QM = QN$ , e di  $PQ$  perpendicolare sopra  $MN$ .

supponiamo	{	$SE$ . . . . .	$= a$
		$SG$ . . . . .	$= b$
		$SP$ . . . . .	$= c$
	{	il seno tutto . . . . .	$= r$
		il seno dell'angolo dato $PSE$	$= f$
		il suo coseno . . . . .	$= g$
	{	il seno dell'angolo parimente dato $PSG$ . . . . .	$= h$
		il suo coseno . . . . .	$= k$
	{	$SM$ . . . . .	$= x$
		$SN$ . . . . .	$= y$
		la gravità specifica del triangolo	$= p$
		la gravità specifica del fluido	$= \varpi$

I due triangoli  $ESG$ ,  $MSN$ , che hanno l'angolo comune  $S$ , sono tra fe come i prodotti  $SE \times SG$ ,  $SM \times SN$ . Così si avrà per la prima condizione dell'equilibrio,

$$pab = \varpi xy.$$

Le regole di Trigonometria danno pel triangolo rettangolo  $PAS$ ,

$$\text{sen. tutt. (1) : sen. } PSA (f) :: PS (c) : PA = cf;$$

e

$$\text{sen. tutt. (1) : sen. } SPA, \text{ o cos. } PSA (g) :: PS (c) : SA = cg.$$

Parimente pel triangolo rettangolo  $PDS$ ,

$$PD = ch,$$

$$SD = ck.$$

Dunque

$$AM = cg - x;$$

$$DN = ck - y;$$

$$(PM)^2 = c^2 f^2 + (cg - x)^2;$$

$$(PN)^2 = c^2 h^2 + (ck - y)^2.$$

Ora

$$(PM)^2 = (PN)^2;$$

così si avrà l'equazione

$$c^2 f^2 + (cg - x)^2 = c^2 h^2 + (ck - y)^2;$$

ossia

$$c^2 f^2 + c^2 g^2 - 2cgx + x^2 = c^2 h^2 + c^2 k^2 - 2cky + yy,$$

la

la quale (osservando che  $f^2 + g^2 = 1$ ,  $h^2 + k^2 = 1$ , e riducendo) diviene

$$xx - 2c gx = yy - 2cky.$$

E questa equazione è quella che adempie la seconda condizione dell'equilibrio.

Sostituendo in questa equazione medesima, in luogo di  $y$  il suo valore  $\frac{pab}{\omega x}$  dato per la prima si avrà

$$xx - 2c gx = \frac{p^2 a^2 b^2}{\omega^2 x^2} - \frac{2ckpab}{\omega x};$$

da cui si trae l'equazione determinata di quarto grado.

$$x^4 - 2c gx^2 + \frac{2ckpabx}{\omega} - \frac{p^2 a^2 b^2}{\omega^2} = 0.$$

Vi saranno adunque tante situazioni per l'equilibrio, quante saranno le radici reali e positive in questa equazione. V'aggiungo la restrizione *positive*, mentre la gravità non avendo che una direzione, la retta  $SM$  in conseguenza non può essere situata, che da una sola parte per rapporto al punto  $S$ .

Conoscendo  $x$ , si conoscerà  $y$  dall'equazione  $y = \frac{pab}{\omega x}$ .

Se si fosse cominciato dall'eliminare  $x$ , si farebbe egualmente giunto ad una equazione di quarto grado per  $y$ ; indi si sarebbe trovato  $x$  dall'equazione  $x = \frac{pab}{\omega y}$ .

F

Gli

Gli altri problemi della stessa natura si risolveranno coi medesimi principj , cioè soddisfacendo alle due condizioni richieste per l'equilibrio assoluto.

*Fine dell' Idrostatica .*

PAR.

## PARTE SECONDA

### ELEMENTI D'IDRAULICA.

#### CAPO PRIMO.

##### *Principj generali del moto de' Fluidi.*

**I**l principio d' ugualtà di pressione dà facilmente tutte le proprietà dell' equilibrio de' fluidi: Egli può anche servire per trovare le equazioni del loro moto; imperciocchè le variazioni, che succedono ne' moti d' un sistema qualunque di corpi si formano necessariamente in tal modo, che i moti opposti si distruggono, o si fanno equilibrio; d' onde ne segue, che conoscendo pel principio d' ugualtà di pressione le condizioni dell' equilibrio de' moti perduti in ciascuno istante dal fluido, si conoscerebbe anche il moto, ch' esso conserva. Ma le formole stabilite su questa considerazione sono sì complicate, che siamo costretti di abbandonarle, e di ricorrere all' esperienza per trovarvi il fondamento d' una nuova Idraulica, in vero meno

rigorosa, ma più semplice e più usuale.

83. Si è osservato che quando un fluido esce da un vaso per un'apertura fatta al fondo, o allè pareti, la sua superficie rimane sempre orizzontale, almeno sensibilmente, e facendo anche astrazione dalla causa, che produce al di sopra dell'orifizio una specie d'imbuto, quando la superficie del fluido è molto vicina all'orifizio medesimo. Dal che si è concluso 1.<sup>o</sup> che figurandosi diviso il fluido in una infinità di strati orizzontali, questi strati, a misura che s'abbassano, conservano sensibilmente il loro parallelismo; 2.<sup>o</sup> che ciascun punto d'un medesimo strato discende verticalmente, a riserva però de' punti, che s'avvicinano alle pareti supposte inclinate, il di cui numero però è infinitamente piccolo per rapporto a quello degli altri punti dello strato medesimo. La maggior parte delle opere, che sono state scritte sul moto de' fluidi, sono fondate su queste due ipotesi. Noi faremo a questo proposito alcune osservazioni essenziali.

84. Sia  $ABCD$  (Fig. 33 e 34) un vaso, che contiene dell'acqua, la quale esce dall'apertura orizzontale, o laterale  $PQ$ . Le particelle fluide, per la loro estrema mobilità, e per la pressione, che sentono in virtù della gravità, si portano necessariamente verso il luogo, che loro presenta la minore resistenza; dal che ne segue, ch'esse devono tendere verso l'orifizio,

zio, poichè il fluido ha la libertà di uscire per questa parte. Ma le forze, che le animano, si combattono scambievolmente, e si contrabbilanciano in modo che fino ad una certa distanza dall' orifizio, come per es. di 4 a 5 pollici, le due condizioni suddette sono osservate. In vicinanza dell' orifizio poi le particelle, che non vi rispondono verticalmente, si distolgono dalla direzione verticale in un modo sensibile, e vengono ad imboccar l' orifizio con moti più o meno obliqui. Questi moti, che in parte si combattono, conservansi per qualche estensione, e la vena fluida all' uscire dall' orifizio  $PQ$  si restringe, o si *contrae*; ella forma sull' altezza  $Pp$  una specie di piramide troncata  $PQqp$ , la di cui base più piccola  $pq$  corrisponde al luogo, dove la vena cessa di restringersi per cominciare a prendere la forma prismatica. Egli è essenziale d' aver riguardo a questa *contrazione della vena fluida*, per misurare esattamente i prodotti de' serbatoj per orifizj dati. Essa è molto sensibile negli efflussi, che si fanno da orifizj fatti in sottili pareti; poichè allora si vede la vena restringersi considerabilmente all' uscire dell' orifizio: io trovai coll' esperienza, che l' area dell' orifizio  $PQ$  è all' area della sezione  $pq$  della maggior contrazione, come 8 a 5 in circa; e che questa sezione  $pq$  è distante da  $PQ$  d' una quantità, che non sorpassa di molto il raggio dell' orifizio  $PQ$ . Allorchè l' efflusso si fa per

tubi cilindrici adattati al serbatojo, corti, ma però d'una lunghezza sufficiente, perchè l'acqua ne segua le pareti ed esca a *bocca aperta*, la contrazione della vena ha sempre luogo verso l'alto di questi tubi *addizionali*; ma essa è minore, che nel primo caso, poichè i cerchj interiori di questi tubi sono alla sezione della vena contratta come 8 a  $6\frac{1}{2}$  in circa. Io ho ampiamente discusso tutta questa materia coll'esperienze, nell'Opera di cui questa ne è il ristretto.

Siccome questi dettagli mi porterebbero troppo in lungo, ed io mi propongo qui semplicemente di dare la teoria de' flussi, si avrà cura di diminuire l'orifizio nel rapporto, che la contrazione richiede, e si riguarderà l'orifizio così corretto, come quello, pel quale il flusso vien fatto. Così, quando l'acqua esce da un orifizio fatto in una sottil parete, e la di cui area è  $= A$ , l'orifizio corretto ed impiegato nel calcolo sarà  $= \frac{1}{2} A$ ; ed allora quando l'acqua esce a bocca aperta per un tubo addizionale, la di cui base è  $= A$ , l'orifizio rettificato sarà  $= \frac{1}{2} A$ . Quanto all'altezza dell'acqua nel serbatojo la contiamo, nel primo caso, dalla superficie del fluido fino al punto dove la vena cessa di ristignersi; e nel secondo la prendiamo dalla superficie del fluido fino all'apertura esteriore del tubo addizionale.

## TEOREMA I.

85. *Il volume di liquido, che esce da un vaso per un orifizio, è uguale al prodotto di questo orifizio per la velocità dell' uscita.*

Imperciocchè egli è evidente, che in ciascun istante esce un numero di punti fluidi tanto maggiore, quanto più è l'estensione dell' orifizio, e quanto su questa estensione ciascun punto fluido esce con maggiore velocità.

## SCOLIO.

86. Si deve osservare, che ho detto il *volume*, e non la *massa*. Così, essendo i medesimi l' orifizio, e la velocità, uscirebbe nello stesso tempo il medesimo volume d' acqua, e di mercurio; ma la massa dell' acqua sarebbe a quella del mercurio, come 1 a 14, essendo le masse proporzionali ai pesi, ed essendo il peso dell' acqua a quello del mercurio, sotto lo stesso volume, come sono i numeri 1 e 14 in circa.

## TEOREMA II.

87. *Se si divide un fluido ABCD, che scorre per l' orifizio pq in una infinità di strati ADda, TVut, RLlr eguali in volume con piani orizzontali, o in generale con superficie perpendicolari alle direzioni delle velocità delle particelle: le velo-*

F 3

cità

*età di queste particelle saranno tra di loro in ragione inversa delle basi superiori, o inferiori degli strati.*

In fatti, egli è chiaro, che si possono riguardare gli strati  $ADda$ ,  $TVut$ ,  $RLlr$ , come prismi, le di cui basi sono le sezioni  $AD$ ,  $TV$ ,  $RL$ , e le altezze le rette infinitamente piccole  $Aa$ ,  $Tt$ ,  $Rr$ ; dunque poichè tutti questi strati hanno volumi eguali, si avrà, per es.,  $AD \times Aa = RL \times Rr$ , ciò che dà  $Aa : Rr :: RL : AD$ . Ora a misura che uno strato s'abbassa della sua altezza, riempie sempre il suo luogo lo strato seguente; e così segue successivamente; dunque le altezze  $Aa$ ,  $Rr$ , esprimono gli spazj percorsi in tempi uguali dagli strati  $ADda$ ,  $RLlr$ , o, ciò che è lo stesso, le velocità di questi due strati. Per conseguenza la proporzione  $Aa : Rr :: RL : AD$  torna all' enunciato del Teorema.

#### COROLLARIO

88. La medesima proporzione ha luogo per uno strato qualunque, preso nell' interiore del vaso, e per lo strato, che esce attualmente dall' orifizio. Dal che si vede che, se l' orifizio è infinitamente piccolo per rapporto alla sezione del vaso, che forma l' una delle basi dello strato interiore, la velocità, all' uscire dell' orifizio, sarà infinita per rapporto alla velocità dello strato interiore; o, ciò che è lo stesso, e ciò che ha realmente luogo, la velocità

cità all' orifizio farà finita , e la velocità dello strato interiore farà infinitamente piccola .

Noi supporremo in ciò che segue , che l' orifizio sia infinitamente piccolo , cioè fisicamente picciolissimo , giacchè la teoria degli efflussi per orifizj grandi è troppo complicata per poter avere quì luogo .



## CAPO II.

*Dell' efflusso dell' acqua , che esce da un  
vaso per un piccolo orifizio .*

## TEOREMA

89. *La velocità d' un fluido , al suo uscire da un  
Fig. 33. vaso ABCD ( Fig. 33. ), per un orifizio infinita-  
mente piccolo pq , è uguale a quella , che acquiste-  
rebbe un corpo pesante nel cader dall' altezza verti-  
cale hq della superficie del fluido al di sopra dell'  
orifizio .*

Immaginiamoci, che il liquido *ABCD* sia diviso in una infinità di strati uguali da superficie perpendicolari alle direzioni delle velocità delle particelle : poichè si è supposto l' orifizio infinitamente piccolo, per rapporto alle differenti sezioni del fluido nell' interno del vaso, la velocità all' uscire dell' orifizio sarà finita, e le velocità degli strati superiori saranno infinitamente piccole (88). Ora per la teoria della caduta de' gravi, se tutte le molecole fluide fossero abbandonate all' azione libera della loro propria gravità, esse discenderebbero colla medesima velocità. Così, siccome gli strati superiori all' orifizio perdono la velocità, ch' essi avrebbero naturalmente per la gravità, egli è  
cvi-

evidente, che il picciolo prismetto fluido  $pqgf$ , che esce in ciascun istante, è premuto, o spinto dal liquido superiore con la medesima forza, con cui sarebbe spinto uno stantuffo, che si mettesse in  $pq$ , per impedire l'efflusso, cioè (21) con una forza espressa da  $pq \times hq$ , chiamando 1 la gravità specifica, o la densità del fluido.

Supponiamo, che durante l'istante, in cui la pressione  $pq \times hq$  fa uscire il prismetto  $pqgf$ , la sola gravità assoluta d'un prismetto  $pqxy$ , la quale può esprimersi con  $pq \times qx$ , faccia percorrere la picciola altezza  $qx$  a questo medesimo prismetto  $pqxy$ , considerato come immobile al principio del suo moto. Essendo le forze motrici  $pq \times hq$ ,  $pq \times qx$  proporzionali alle quantità di moto, che esse producono, nello stesso tempo si avrà (chiamando  $V$  ed  $u$  le velocità delle masse  $pqgf$ ,  $pqxy$  ai punti  $q$ ,  $x$ )  $pq \times hq : pq \times qx :: pqgf \times V : pqxy \times u$ ; o semplicemente,  $hq : qx :: pqgf \times V : pqxy \times u$ . Ora le masse  $pqgf$ ,  $pqxy$  stanno tra le come i loro volumi, e questi volumi sono tra essi come i prodotti dell'orifizio per le velocità (85); ciò che dà  $pqgf : pqxy :: pq \times V : pq \times u$ . Dunque si avrà  $hq : qx :: pq \times V \times V : pq \times u \times u$ ; cioè  $hq : qx :: V^2 : u^2$ .

Sia ora  $v$  la velocità che acquisterebbe un corpo grave cacciando dall'altezza  $hq$ ; si avrà  $hq : qx :: v^2 : u^2$ ; ma si è trovato  $hq : qx :: V^2 : u^2$ ;  
dun-

dunque  $v^2 : u^2 :: V^2 : u^2$ , ciò che dà  $V = v$ , e fa vedere che la velocità  $V$  del fluido all'uscire dell'orifizio è uguale alla velocità  $v$ , che acquisterebbe un corpo pesante nel cadere dall'attuale altezza della superficie del fluido al di sopra dell'orifizio.

Avvertiremo di passaggio, che per accorciare il discorso si dice sovente, che la velocità, all'uscire dell'orifizio, è dovuta all'altezza  $hq$  del fluido nel serbatoio; e noi ci serviremo di questa espressione.

#### COROLLARIO I.

90. La medesima proposizione ha luogo anche per un orifizio laterale infinitamente piccolo (Fig. 34.); imperciocchè la pressione del fluido (sotto una stessa altezza) è uguale per ogni verso, e deve per conseguenza produrre la stessa velocità all'uscire dei due picciolissimi orifizj, uno orizzontale, e l'altro laterale, supposto che questi due orifizj sieno collocati alla medesima distanza dalla superficie superiore dell'acqua.

#### COROLLARIO II.

91. Il liquido all'uscire dell'orifizio ha una velocità capace di farlo riascendere ad una altezza uguale alla distanza verticale dell'orifizio dal piano orizzontale, che rade la superficie del fluido nello stesso modo, che un corpo nel  
ca-

cadere per la sua gravità da una certa altezza, acquista una velocità capace di farlo rimontare a questa altezza medesima.

## COROLLARIO III.

92. Si vede parimente, che se la velocità del liquido all'uscire dell'orifizio fosse uniformemente continuata, il liquido stesso percorrerebbe uno spazio eguale a  $2hq$ , nel medesimo tempo che un corpo grave impiegherebbe a cadere dall'altezza  $hq$

## SCOLIO.

93. I nostri Leggitori vedono benissimo, che la velocità del liquido, all'uscire dell'orifizio, sarà sempre la medesima sotto una medesima altezza  $hq$ , qualunque siasi la specie del liquido, poichè la misura di questa velocità è la velocità dovuta all'altezza  $hq$ . Così il Sig. BELIDOR s'inganna nel dire (*Architecture Hydraulique*, Tom. I., pag. 187), che le velocità di due liquidi differenti, come del mercurio e dell'acqua, sono tra se come le radici quadrate dei prodotti delle altezze per le gravità specifiche: queste velocità sono tra se semplicemente come le radici quadre delle altezze. Se il Sig. BELIDOR avesse osservato, nell'esempio, ch'egli dà (n.º 490.), che in fatti la colonna, che caccia il mercurio fuori d'uno dei vasi, è quattordici volte più pesante che la colonna, che caccia

cac-

caccia l'acqua fuori dell'altro vaso, ma che pure la massa cacciata nel primo caso è quattordici volte maggiore della massa cacciata nel secondo, egli avrebbe veduto facilmente, che la velocità doveva essere la medesima in tutti e due i casi. In generale, egli è evidente, che allorquando le forze motrici sono proporzionali alle masse, ch'esse mettono in moto, le velocità sono uguali.

## S C O L I O.

94. La dimostrazione del Teorema precedente suppone a rigore, che l'orifizio sia infinitamente piccolo; ma la proposizione è anche fisicamente vera, quando l'orifizio è finito, purchè nulla di meno esso sia poco considerabile per rapporto alle differenti sezioni orizzontali del vaso. Allora la velocità all'uscire dell'orifizio non è prodotta totalmente dalla pressione della colonna superiore. Ciascuna particella obbedisce nello stesso tempo alla sua propria gravità, ed alla azione delle particelle contigue, azione che è continuamente favorita, o contrastata dalla aderenza reciproca. Ora si comprende, senza che sia forse possibile di dimostrarlo a rigore, che tutte queste forze possono talmente combinarsi tra se, che la velocità del liquido all'uscire dell'orifizio sia la stessa, che se fosse prodotta dal peso della colonna superiore. La cosa è almeno indubitata per l'esperienza

rienza. Soltanto si offervi, che se l'orifizio è un poco grande, la velocità non acquista la sua pienezza uniforme, e permanente se non al fine d'un certo tempo; imperciocchè si trova allora, che la quantità di liquido, che esce ne' 3, o 4 primi secondi di efflusso, è un poco minore di quella, che esce ne' tre o quattro secondi seguenti. Quanto più l'orifizio è grande, tanto più questa inuguaglianza si fa conoscere.

## PROBLEMA I.

95. *Supposto che un vaso ABCD (Fig. 33, o 34), Fig. 33. il quale versa dell'acqua da un piccolo orifizio pq, si mantenga pieno alla medesima altezza hq al di sopra di questo orifizio, per mezzo d'un'acqua influente, che va continuamente a riempire il luogo di quella, che esce: si domanda un'equazione, che contenga la relazione tra la quantità d'acqua uscita, l'area dell'orifizio, il tempo dell'efflusso, e l'altezza hq.*

Chiamiamo  $K$  l'area dell'orifizio  $pq$ ;  $t$  il tempo della uscita;  $h$  l'altezza costante  $hq$  dell'acqua nel vaso al di sopra dell'orifizio;  $Q$  la quantità d'acqua uscita nel tempo  $t$ ;  $\delta$  il tempo dato, che un corpo grave impiega a cadere dall'altezza  $a$ , parimente data. Se si fa questa proporzione,  $\sqrt{a} : \sqrt{h} :: \delta : \text{un quarto termine}$ , questo quarto termine  $\frac{\delta \sqrt{h}}{\sqrt{a}}$  sarà il tempo, che un corpo grave impiegherebbe a

ca-

cadere dall' altezza  $h$ . Ora durante questo medesimo tempo esce (85, e 92) una colonna fluida, che ha l' area  $K$  per base, e  $2h$  per altezza, poichè l' altezza  $h$  è costante, e per conseguenza la velocità all' uscire dall' orifizio riman sempre la stessa. Così la colonna o quantità di fluido, che esce nel tempo  $\frac{\theta \sqrt{h}}{\sqrt{a}}$ , è espressa da  $2Kh$ . Ora egli è chiaro, che le quantità di fluido, che escono ne' tempi  $\frac{\theta \sqrt{h}}{\sqrt{a}}$ , e  $t$  sono tra se come questi tempi; ciò che dà la proporzione  $\frac{\theta \sqrt{h}}{\sqrt{a}} : t :: 2Kh : Q$ ; da cui si cava  $\theta Q = 2tK\sqrt{a}\sqrt{h}$ , che è la formola dimandata.

## COROLLARIO I.

96. Delle sei quantità comprese in questa formola due, cioè  $\theta$  ed  $a$ , sono sempre date, e supporremo secondo l' esperienza, che essendo  $a =$  piedi 15,1,  $\theta =$  1 secondo. Ma le quattro altre  $K$ ,  $t$ ,  $h$ ,  $Q$  possono variare; e si vede che date tre di esse si conoscerà la quarta. Di quì si ha la soluzione delle quistioni seguenti.

I. *Conoscendo  $K$ ,  $t$ ,  $h$ , trovare  $Q$ ?*

Questa quistione si risolve coll' equazione  $Q = \frac{2tK\sqrt{a}h}{\theta}$ . Per es. supponiamo che l' altezza-

tezza  $h$  dell'acqua nel serbatojo sia di 12 piedi; che l'orifizio supposto circolare abbia 1 pollice di diametro; e che l'uscita dell'acqua duri 1 minuto. Mettendo questi dati nell'equazione precedente, ed anche mettendo piedi 15,1 per  $a$ , ed 1 secondo per  $\theta$  si troverà  $Q = 15216$  pollici cubici in circa. Se si vuole conoscere il peso di questa quantità d'acqua si farà la proporzione 1728 pollici cubici stanno a 15216 pollici cubici, come 70 libbre, peso del piede cubico d'acqua dolce, o di 1728 pollici cubici, stanno al peso cercato, che si troverà di 616 libbre in circa.

II. *Conoscendo  $h$ ,  $t$ ,  $Q$ , trovare  $K$ ?*

Questa quistione si risolve coll'equazione

$K = \frac{\theta Q}{2t \sqrt{ha}}$ . Per es. sieno  $t = 1$  minuto,  $Q = 8$  piedi cubici, ossia 13824 pollici cubici,  $h = 9$  piedi: si troverà che il valore di  $K$  è in circa la frazione decimale 0,824 d'un pollice quadrato.

Se l'orifizio dev'essere un cerchio si avrà (chiamando  $r$  il suo raggio)  $r = \sqrt{\frac{2}{\pi}} K$ , esprimendo la frazione  $\frac{2}{\pi}$  il rapporto del diametro alla circonferenza; ciò che dà nel caso presente  $r =$  linee  $6 \frac{1}{10}$  incirca.

III. *Conoscendo  $h$ ,  $K$ ,  $Q$ , trovare  $t$ ?*

Questa quistione si risolve coll'equazione

$t = \frac{\theta Q}{2K \sqrt{ha}}$ . Per es. supponiamo  $h = 9$  piedi,

G

K

$K = 1$  pollice quadrato,  $Q = 40000$  pollici cubici: si troverà  $t =$  secondi  $143,05 = 2$  minuti  $23$  secondi in circa.

IV. Conoscendo  $Q$ ,  $K$ ,  $t$ , trovare  $h$

Questa quistione si risolve coll' equazione

$h = \frac{Q^2 t^2}{4 a t^2 K^2}$ . Per es. sieno  $Q = 40000$  pollici cubici,  $K = 1$  pollice quadrato,  $t = 4$  minuti  $= 240$  secondi: si troverà  $h =$  piedi  $3$  pollici  $2$  linee  $4 \frac{2}{8}$  in circa.

#### COROLLARIO II.

97. *Le quantità  $Q$  e  $Q'$  di liquido, che escono nel medesimo tempo dagli orifizj  $K$  e  $K'$ , sotto le altezze o cariche costanti  $h$ , ed  $h'$ , sono tra se come i prodotti degli orifizj per le radici quadrate delle altezze.*

Imperciocchè si hanno le due equazioni

$Q = \frac{2 t K \sqrt{a h}}{\theta}$ ,  $Q' = \frac{2 t K' \sqrt{a h'}}{\theta}$ , le quali danno  $Q : Q' :: K \sqrt{h} : K' \sqrt{h'}$ . Così conoscendo, dall' esperienza, tutto ciò che è relativo all' uno degli efflussi, si potrà determinare anche tutto ciò che è relativo all' altro.

Per es. l'esperienza mi ha dimostrato che un orifizio circolare di 1 pollice di diametro fatto in una sottil parete, sotto 4 piedi di carico, dà 5436 pollici cubici d'acqua in un dato tempo: se io voglio sapere ciò che darà in detto tempo un orifizio di due pollici di dia-

diámetro sotto 9 piedi di carico, farò la proporzione,  $1 \times \sqrt[4]{4} : 4 \times \sqrt[4]{9} :: 5436$  pollici cubici :  $x = 32616$  pollici cubici d'acqua.

## SCOLIO I.

98. Si osserverà, che la contrazione della vena fluida modifica in una maniera simile gli efflussi per due orifizj della stessa natura, cioè o tutti e due fatti in una parete sottile, o tutti e due appartenenti a tubi addizionali; di modo che allora nella proporzione,  $Q : Q' :: K \sqrt[4]{h} : K' \sqrt[4]{h'}$  si può fare astrazione dall'effetto della contrazione. Ma se l'uno degli efflussi si fa per un orifizio formato in una parete sottile, l'altro per un tubo addizionale, bisogna, per aver riguardo alla contrazione, diminuire nella proporzione precedente il primo orifizio nel rapporto di 8 a 5 ovvero di 16 a 10; ed il secondo nel rapporto di 8 a  $6\frac{1}{2}$  ossia di 16 a 13.

## SCOLIO II.

99. Nella pratica le acque escono sovente da aperture laterali, le quali, comunque piccole in confronto alle ampiezze o sezioni orizzontali de' serbatoj, non possono però considerarsi come aventi tutti i loro punti egualmente distanti dalla superficie del fluido. Tali sono per es. i pertugj de' Molini. Allora l'uso ordinario è di determinare gli efflussi riguardando l'orifizio come composto d'una infinità di orifizj

piccioli, a ciascuno de' quali corrisponde una velocità dovuta all'altezza del fluido al di sopra di esso, e prendendo la somma di tutte le quantità d'acqua uscite da tutti questi orifizj parziali. Non v'ha bisogno di far osservare che questo metodo è fondato su d'un principio che è vago ed ipotetico. Nulla di meno, siccome esso dà de' risultati assai conformi all'esperienza, io me ne servirò nella soluzione del Problema seguente.

## PROBLEMA II.

Fig. 25. 100. Determinare (Fig. 35.) la quantità  $Q$  d'acqua, che esce in un dato tempo da un orifizio rettangolare verticale  $LNOM$ , fatto nella parete verticale  $ABCD$  d'un vaso conservato pieno d'acqua all'altezza costante  $VR$ ?

Menate parallelamente alle basi opposte ed orizzontali  $LM$ ,  $NO$  dell'orifizio le rette infinitamente vicine  $XZ$ ,  $xz$ , che determinino il rettangolo elementare  $XZzx$  della superficie dell'orifizio. Egli è evidente che tutti i punti di questo rettangolo possono riguardarsi come egualmente distanti dalla superficie del fluido. Supporremo pertanto che a ciascun d'essi corrisponda una velocità dovuta all'altezza  $VI$ . Così (chiamando  $t$  il tempo dell'efflusso,  $\theta$  il tempo della caduta d'un corpo grave dall'altezza  $a$ ), la quantità d'acqua, che uscirà nel tempo  $t$ , dal rettangolo  $XZzx$ , sarà espressa

(95)

(95) da  $\frac{1}{\theta} \frac{XZ \times Ii \times t \sqrt{a} \cdot \sqrt{VI}}{\theta}$ , ossia da  $\frac{1}{\theta} \frac{XZ \times t \sqrt{a}}{\theta} \times Ii \sqrt{VI}$ . La quistione si riduce ora

a trovare la somma di tutte queste quantità elementari d'acqua, affine d'avere la quantità totale, che scorre dall' orifizio finito *LNOM*. Costruisco perciò sopra l'asse *VR*, con un parametro qualunque *p*, la parabola *VT*; e prolungo le rette *KM*, *IZ*, *iz*, *RO* fino in *Y*, *S*, *s*, *T*. Il piccolo trapezio parabolico *ISsi* (che può riguardarsi come un rettangolo, di cui *IS* sia la base, ed *Ii* l'altezza) ha per espressione *Ii* × *IS*, ossia (per esser *IS* =  $\sqrt{VI} \cdot \sqrt{p}$ ) *Ii* ×  $\sqrt{VI} \cdot \sqrt{p}$ . Dunque (chiamando *e* questo trapezio, *q* la quantità elementare d'acqua, che esce dal rettangolo *XZzx*), si avrà *e* : *q* :: *Ii* ×  $\sqrt{VI} \cdot \sqrt{p}$  :  $\frac{1}{\theta} \frac{XZ \times t \sqrt{a}}{\theta} \times Ii \times \sqrt{VI}$ ; ciò

che dà  $q = e \times \frac{1}{\theta} \frac{XZ t \sqrt{a}}{\sqrt{p}}$ . Dove si vede che se si arriva a trovare la somma di tutti gli *e*, cioè la superficie parabolica *KRTY*, si avrà la somma dei *q* cioè la quantità totale *Q* d'acqua uscita dall' orifizio *LNOM*, moltiplicando l'area parabolica *KRTY* per la frazione costante e data  $\frac{1}{\theta} \frac{XZ \cdot t \sqrt{a}}{\sqrt{p}}$ .

Compiuto il rettangolo *VRTH*, e menate le rette *SG*, *sg* parallele ad *VR*, osservo che  

G<sub>3</sub>                      il

il triangolo parabolico esteriore  $VHT$  è composto d'elementi (\*)  $SG, sg$  che sono proporzionali (per la proprietà della parabola) ai quadrati delle parti corrispondenti  $VG, Vg$  della retta  $VH$ . Dunque questi elementi crescono come le sezioni d'una piramide, che avesse il suo vertice in  $V$ , ed  $VH$  per altezza: d'onde ne segue che la somma delle  $GS$ , ossia l'area  $VHT$  è uguale al terzo del prodotto dell'altezza  $VH$  per la retta  $HT$ , che è l'ultima delle  $GS$ . Così lo spazio  $VHT = \frac{VH \times HT}{3} = \frac{VR \times RT}{3}$ ; e per conseguenza lo spazio para-

bolico intero  $VRT = \frac{2}{3} VR \times RT$ . Similmente lo spazio parabolico  $VKY = \frac{2}{3} VK \times KY$ . Per conseguenza lo spazio cercato  $KRTY = \frac{2}{3}(VR \times RT - VK \times KY)$ . Avremo dunque

$$Q = \frac{2}{3}(VR \times RT - VK \times KY) \times \frac{2XZ.t \sqrt{a}}{6 \sqrt{p}};$$

ossia (mettendo per  $RT$  il suo valore  $\sqrt{VR} \cdot \sqrt{p}$ , e per  $KY$  il suo valore  $\sqrt{VK} \cdot \sqrt{p}$ ),

$$Q = \frac{4XZ.t \sqrt{a} (VR \sqrt{VR} - VK \sqrt{VK})}{3^6},$$

espressione in cui è tutto cognito.

sc o-

---

(\*) Le rette  $SG, sg$  non sono propriamente gli elementi dell'area  $VHT$ ; ma basta supporle d'una larghezza infinitesima per poterle considerare come tali.

## SCOLIO.

101. Sovente in vece di determinare  $Q$  dalla formola precedente, ci contentiamo di prendere per altezza *media* dell' acqua, quella che corrisponde al centro di gravità dell' orifizio, e si suppone in conseguenza che tutti i punti fluidi escono con una medesima velocità dovuta a quest' altezza; ciò che dà  $Q$  con una precisione sufficiente per la maggior parte dei casi, che presentansi nella pratica.

## PROBLEMA III.

102. *Supposto che il vaso ApqD (Fig. 36) Fig. 36.* si vuoti per l' orifizio  $pq$ , senza ricevere della nuova acqua: si domanda il tempo che la superficie  $AD$  impiegherà a discendere dall' altezza data  $hk$ , per arrivare alla posizione  $KH$ ?

Supponiamo che al fine d' un certo tempo la superficie del liquido sia arrivata nella posizione indeterminata  $Mm$ . Menisi parallelamente a questo piano  $Mm$  il piano infinitamente vicino  $Nn$ . Egli è evidente, 1.<sup>o</sup> che durante l' istante, per cui  $Mm$  discende in  $Nn$ , esce dall' orifizio  $pq$  una quantità d' acqua uguale allo strato  $MmnN$ , che può riguardarsi come un prisma di cui  $Mm$  è la base, ed  $Ll$  l' altezza, e che per conseguenza ha per valore  $Mm \times Ll$ . 2.<sup>o</sup> Che durante questo istante medesimo l' altezza verticale  $Lq$  di  $Mm$  al di sopra dell'

dell' orifizio può riguardarsi come costante, poichè diminuisce soltanto della quantità infinitesima  $Ll$ , che può negligerarsi in paragon di essa. D'onde ne segue (96, Quest. III.) che, chiamando  $K$  l'area dell' orifizio  $pq$ ,  $\delta$  il tempo, che un corpo grave impiega a cadere dall' altezza  $a$ , l'espressione dell' istante, o del tempo elementare impiegato a percorrere  $Ll$  sarà  $\frac{\delta \times Mm \times Ll}{2K \sqrt{a} \cdot \sqrt{Lq}}$ . Rimane ora solo a trovare la

somma di tutti questi tempi elementari, corrispondenti all' altezza  $hk$ .

Sulla retta  $IS$ , uguale e parallela ad  $hq$ , come asse, e con un parametro dato  $p$ , costruite una parabola  $SFT$ ; prolungate indefinitamente le sezioni  $AD$ ,  $Mm$ ,  $Nn$ ,  $KH$  del vaso per avere le ordinate corrispondenti  $IT$ ,  $Vu$ ,  $Rr$ ,  $EF$  della parabola; costruite una seconda curva  $XZY$ , tale che ciascuna delle sue ordinate  $Va$  sia uguale al quoziente della sezione  $Mm$  divisa per l'ordinata  $Vu$  della parabola: allora il tempo impiegato a percorrere  $hk$  sarà uguale al prodotto della quantità costante

$\frac{\delta \sqrt{p}}{2K \sqrt{a}}$  per l'area  $IEZX$ . Imperciocchè, sic-

come si ha per costruzione  $Va = \frac{Mm}{Vu}$ , e per proprietà della parabola  $\sqrt{VS}$ , ovvero  $\sqrt{V}$

$\sqrt{Lq} = \frac{Vu}{\sqrt{p}}$ , il tempo elementare  $\frac{\delta \times Mm \times Ll}{2K \sqrt{a} \cdot \sqrt{Lq}}$

diverrà (sostituendo  $Va \times Vu$  ad  $Mm$ ,  $\frac{Vu}{\sqrt{p}}$  a

$\sqrt{Lq}$ , ed  $VR$  ad  $Ll$ ),  $\frac{\delta \sqrt{p}}{2K \sqrt{a}} \times Va \times VR$ ;

espressione, che indica il prodotto della quantità

costante  $\frac{\delta \sqrt{p}}{2K \sqrt{a}}$  per l'elemento  $VabR$  dell'area

$IEZY$ . Dunque (chiamando  $T$  il tempo corris-

pondente ad  $hk$ ), si avrà  $T = \frac{\delta \sqrt{p}}{2K \sqrt{a}} \times IEZX$ .

## COROLLARIO I.

103. Essendo costanti le quantità  $a, \delta, p, K$ , egli è chiaro che i tempi impiegati a percorrere le altezze  $hL, Lk$  sono tra se come le aree corrispondenti  $IVuX, VEZa$ . Dunque se queste aree sono uguali, o in ragione data, faranno pure i tempi uguali o in ragione data.

Supponiamo per es., che il vaso  $ApqD$  sia un solido, generato attorno l'asse  $hq$  dalla rivoluzione d'una curva parabolica  $DHq$ , la di cui proprietà è che i quadrati delle sue ordinate  $hD, Lm, kH$  sono tra se come le radici quadrate delle ascisse corrispondenti  $qh, qL, qk$ . Allora le sezioni circolari  $AD, Mm, KH$  del vaso, che sono tra se come i quadrati de' loro raggi

raggi  $hD$ ,  $Lm$ ,  $kH$ , faranno come le radici quadrate delle ascisse  $qh$ ,  $qL$ ,  $qk$ , o come le ordinate  $IT$ ,  $Vu$ ,  $EF$  della parabola conica  $SFT$ . Dunque tutti i quozienti  $\frac{AD}{IT}$ ,  $\frac{Mm}{Vu}$ ,  $\frac{KH}{EF}$  sono uguali, ciò che dà per  $XZY$  una retta verticale; dunque le parti dell'altezza  $hk$ , supposte uguali, faranno percorse in tempi uguali.

## COROLLARIO II.

104. Conoscendo l'altezza  $hk$ , si conosce anche lo spazio  $AKHD$ , giacchè la figura del vaso è data; e siccome si è trovato il tempo, che il fluido impiega ad abbassarsi da  $AD$  in  $KH$ : ne segue che si conoscerà pure la quantità di liquido, che esce durante questo medesimo tempo.

## PROBLEMA IV.

105. *Supposto prismatico o cilindrico il vaso*  
 Fig. 37.  $ABCD$  (Fig. 37): *si dimanda il tempo, che il liquido impiegherà ad abbassarsi da  $AD$  in  $KH$ ?*

Immaginiamoci che un corpo non grave sia spinto da basso in alto per la verticale  $qh$ , da una forza acceleratrice costante, la quale gli imprima i medesimi gradi di velocità, che la gravità imprime ad un corpo, che cade liberamente; di modo che il corpo ascendendo percorra lo spazio  $qh$  colla stessa legge, e nello stesso tempo, in cui percorrerebbe lo spazio  $hq$  il corpo, che per la sua gravità discende. Egli è

è chiaro che le differenti velocità del corpo ascendente essendo proporzionali alle radici quadrate degli spazj percorsi corrispondenti, come lo sono quelle del corpo discendente, potranno esprimersi colle ordinate della parabola *SFT*. Supponiamo che il corpo ascendente arrivato in *I* percorra lo spazietto *IL* ovvero *RV* durante un tempo infinitesimo, con una velocità rappresentata dall'ordinata corrispondente *V<sub>u</sub>* della parabola. Per trovare l'espressione di questo tempo elementare considero, che il tempo tota-

le impiegato a percorrere *qh* è  $\frac{\delta \sqrt{qh}}{\sqrt{a}}$ ; e che,

se la velocità finale del corpo ascendente fosse continuata uniformemente, questo corpo percorrerebbe, durante lo stesso tempo  $\frac{\delta \sqrt{qh}}{\sqrt{a}}$ ,

uno spazio  $= 2qh$ . Ora ne' moti uniformi, gli spazj divisi per le velocità sono tra se come i tempi; dunque (esprimendo il tempo colla caratteristica *T*, posta avanti allo spazio percorso) avremo la proporzione  $\frac{2qh}{IT} : \frac{RV}{V_u} ::$

$$\frac{\delta \sqrt{qh}}{\sqrt{a}} : T \cdot RV ; \text{ ciò che dà } T \cdot RV =$$

$$\frac{\delta \times RV \times IT}{2V_u \cdot \sqrt{a} \cdot \sqrt{qh}}, \text{ ossia (sostituendo } \sqrt{qh} \text{ al suo}$$

fuoi valore  $\frac{IT}{V_p}$ ),  $T.RV = \frac{\delta \sqrt{p}}{V_a} \times \frac{RV}{2Vu}$ .

Paragonando questo picciol tempo col tempetto

$\frac{\delta \sqrt{p}}{2K \sqrt{a}} \times Va \times VR$ , che la superficie dell' acqua

impiega a percorrere lo stesso spazio  $Ll$  ovvero  $VR$  (102); e considerando che, per costru-

zione,  $Va = \frac{Mm}{Va}$ : si vedrà che il primo sta

al secondo, nel rapporto costante dell' area  $K$  dell' orifizio, all' area della sezione  $Mm$  del vaso, la quale è sempre della medesima estensione in tutto il vaso stesso, per essersi egli supposto prismatico. Avendo luogo il medesimo rapporto tra gli altri tempetti elementari, che il corpo ascendente e la superficie dell' acqua consumano a percorrere spazietti uguali, si concluderà che il tempo totale impiegato dal corpo ascendente a percorrere l' altezza  $qh$ , sta al tempo totale, che impiegherebbe il vaso a vuotarsi affatto, come l' area  $K$  sta all' area della base  $BC$ , che chiamo  $A$ . Così il tempo che consuma il vaso  $ABCD$  a vuotarsi totalmente è

$$\frac{\delta \sqrt{hq}}{V_a} \times \frac{A}{K}.$$

Riguardando  $KBCH$  come il vaso proposto, si dimostrerà istessamente, che il tempo impiegato da questo vaso a vuotarsi totalmente è

è  $\frac{\delta \sqrt{kq}}{\sqrt{a}} \times \frac{A}{K}$ . Ora il tempo impiegato dalla superficie dell'acqua ad abbassarsi da  $AD$  in  $KH$  è evidentemente uguale alla differenza dei due tempi, di cui si è parlato. Dunque

$$T, hk = \frac{\delta A (\sqrt{hq} - \sqrt{kq})}{K \sqrt{a}},$$

## SCOLIO.

106. Nello stato fisico delle cose, quando la superficie del fluido s'avvicina all'orifizio, si forma al di sopra di esso una specie d'imbuto, nel quale s'introduce l'aria; ciò che impedisce in parte l'uscita del fluido, e ne disordina l'efflusso. La formola precedente non può dunque servire a determinare l'efflusso, se non fino al momento dove l'imbuto incomincia a manifestarsi; ciò che ordinariamente accade quando la superficie del fluido è di 3, o 4 pollici vicino all'orifizio.

## COROLLARIO I.

107. La nostra equazione  $T, hk = \frac{\delta A (\sqrt{hq} - \sqrt{kq})}{K \sqrt{a}}$  dà il modo di costruire un ori-

uolo a acqua ossia *cleffidra* di forma cilindrica. Per es., trattisi di dividere l'altezza  $AB$  in dodici parti, che sieno percorse in tempi uguali dalla superficie del flui-

fluido: per essere il quadrato di  $12 = 144$ , si rappresenterà  $AB$  con 144 parti uguali; da queste 144 parti si sottrarrà 121, quadrato di 11, il residuo 23 farà conoscere la prima parte cercata  $AM$ ; da 121 si sottrarrà 100, quadrato di 10, il residuo 21 farà conoscere la seconda parte cercata; da 100 si sottrarrà 81, quadrato di 9, il residuo 19 farà conoscere la terza parte, ec. Dal che si vede che le parti successive dell'altezza, che si cercano, sono espresse dalla serie de' numeri 23, 21, 19, 17, 15, ec.

Quanto alla misura precisa del tempo impiegato a percorrere ciascuna parte dell'altezza  $AB$ , si determinerà dalla nostra formola. Così se si vuole che questo tempo sia  $= 1$  ora, si farà  $t = 1$  ora, e bisognerà talmente proporzionare la base  $A$  e l'altezza  $h$  del vaso con l'area  $K$  dell'orifizio, che abbiassi 1 ora  $=$

$$\frac{6A(\sqrt{h} - \sqrt{\frac{12}{144}h})}{K\sqrt{a}}, \text{ ovvero } 1 \text{ ora} = \frac{6A\sqrt{h}}{12K\sqrt{a}}.$$

Da quest'equazione si vede che delle tre quantità  $A, h, K$ , date due, si troverà anche la terza.

Nell'uso di queste *cleffidre*, si avrà cura, conforme all'osservazione dell'articolo 106, di non aspettare che la superficie del fluido si avvicini di troppo al fondo, o di non impiegare, per es., che le undici prime divisioni.

## COROLLARIO II.

108. Se si ha un vaso prismatico  $ABCD$ , pieno fino in  $AD$ , e gli si permetta di vuotarsi totalmente; e poscia avendolo di nuovo riempito fino in  $AD$ , si trattenga costantemente pieno a quest' altezza, intanto che esce dell' acqua dall' orifizio  $pq$ ; uscirà in questo secondo caso una quantità d' acqua, doppia di quella contenuta nello spazio  $ABCD$ , durante lo stesso intervallo di tempo, che il vaso ha impiegato a vuotarsi intieramente, facendo astrazione dall' imbuto. Imperciocchè, nel primo caso, il tempo, che impiega il vaso a vuotarsi totalmente,

è espresso da  $\frac{\delta A \sqrt{h}}{K \sqrt{a}}$  (105). Ora (95) la

quantità di liquido, che esce nel secondo caso,

durante il tempo  $\frac{\delta A \sqrt{h}}{K \sqrt{a}}$ , è espressa da

$$\frac{\delta A \sqrt{h}}{K \sqrt{a}} \times \frac{2K \sqrt{a} h}{\delta} = 2 A . h ,$$

quantità doppia del prisma  $ABCD$ , che è uguale ad  $A . h$ .

## COROLLARIO III.

109. Quando si vorranno paragonate insieme i tempi degli efflussi di due vasi prismatici, che si vuotano, si osserverà che assegnando pel secondo vaso le quantità analoghe ad  $h q$

$hq, hk, A, K$ , colle stesse lettere accentate, si hanno le due equazioni  $T.hk = \frac{bA(\sqrt{hq} - \sqrt{kq})}{K\sqrt{a}}$ ,

$$T.h'k' = \frac{bA'(\sqrt{h'q'} - \sqrt{k'q'})}{K'\sqrt{a}}; \text{ da cui si}$$

$$\text{trae, } T.hk : T.h'k' :: \frac{A(\sqrt{hq} - \sqrt{kq})}{K} :$$

$$\frac{A'(\sqrt{h'q'} - \sqrt{k'q'})}{K'}. \text{ Così i tempi impiegati}$$

dalle superficie delle acque a percorrere le altezze  $hk, h'k'$  sono tra se come i prodotti delle basi de' prismi per le differenze delle radici quadrate delle altezze primitive, e delle altezze ultime delle acque nel serbatojo, divisi per le aree degli orifizj.

Si farà quì, per rapporto agli effetti della contrazione della vena fluida, l'osservazione già fatta alla fine dell' articolo 97.



## C A P O III.

*Del moto dell' Aria .*

110. **S**ia  $ABCD$  ( Fig. 38 ) un cilindro chiu- Fig. 38.  
so da tutte le parti, contenente un' aria omo-  
genea ed ugualmente densa in tutta la sua  
estensione . Quest' aria è in uno stato di com-  
pressione , e subito che le si permette qualche  
uscita , o le si facilita il mezzo di estendersi o  
di dilatarsi , si dilata di fatti , e la sua forza  
elastica diminuisce . In ciascuno stato di com-  
pressione la forza elastica è sempre uguale alla  
forza, che ha prodotto questa compressione (43).  
Così, per es., se l' aria  $ABCD$  è simile a quella  
che noi respiriamo , e per conseguenza sia stata  
compressa o dalla pressione stessa dell' atmos-  
fera , o da una forza equivalente , ella sosterrà  
colla sua molla il peso d' una colonna d' acqua  
di 32 piedi di altezza ; cioè riguardando il fon-  
do superiore  $AD$  del cilindro come un coper-  
chio liberamente mobile lungo le pareti , ed  
immaginando , che questo coperchio sia caricato  
in tutta la sua superficie d' una colonna d' ac-  
qua di 32 piedi di altezza , vi farà equilibrio  
tra la forza elastica dell' aria , ed il peso della  
colonna d' acqua ; ed il coperchio  $AD$  non po-  
trà nè ascendere , nè discendere . Suppongo che  
H il

il calore dell'aria *ABCD* rimanga sempre lo stesso; poichè se esso viene ad aumentarsi o a diminuirsi, la forza elastica aumenta pure o diminuisce. Similmente supporrò in appresso che il grado di calore sia lo stesso per tutte le arie, di cui cercherò misurare e paragonare le forze elastiche.

111. L'esperienza fa vedere (46 e 47) che, se una stessa massa d'aria, che conserva sempre il medesimo grado di temperatura, è ridotta ad occupare successivamente differenti volumi, le forze, che la comprimono, e per conseguenza anche le sue differenti forze elastiche seguono la ragione inversa dei volumi, o la ragione diretta delle densità. Ora ridurre una stessa massa d'aria ad occupare differenti volumi è lo stesso che far entrare in un medesimo volume differenti quantità d'aria, le di cui densità sieno le stesse rispettivamente che quelle della massa proposta ne' suoi differenti stati. Concludiamo dunque da quest'esperienza che, se differenti masse d'aria occupano successivamente un medesimo volume, esse hanno forze elastiche, che lor sono proporzionali, o (ciò che torna lo stesso) sono proporzionali alle loro densità, poichè la densità non è altro che la quantità di materia compresa sotto un medesimo volume dato.

PRO-

## PROBLEMA I.

112. *Determinare la velocità colla quale l'aria esce in ciascun istante del vaso ABCD per l'orifizio C, supponendo che scappi nel vuoto, o che non provi alcuna resistenza alla sua uscita.*

Sieno, pel primo istante del moto,  $P$  il peso, a cui la forza elastica dell'aria può fare equilibrio,  $Q$  la densità di questo fluido,  $V$  la sua velocità; e chiamiamo  $q$  la densità che ha al fine d'un certo tempo  $t$ ,  $u$  la sua velocità alla fine di questo medesimo tempo. Inoltre chiamiamo  $M$  ed  $m$  le masse d'aria che escono in tempi uguali ne' due casi. Si vede, per l'articolo precedente, che la forza elastica dell'aria dopo il tempo  $t$  sarà  $\frac{Pq}{Q}$ ; e siccome le forze motrici sono proporzionali alle quantità di moto, ch'esse producono ne' medesimi tempi, si avrà  $P : \frac{Pq}{Q} :: MV : mu$ . Ma le masse  $M$  ed  $m$  sono come i prodotti de' loro volumi per le loro densità, ed i loro volumi sono come i prodotti dell'orifizio per le velocità. Così l'orifizio essendo lo stesso ne' due casi, si avrà  $M : m :: QV : qu$ . Dunque  $P : \frac{Pq}{Q} :: QVV : quu$ . Dal che si deduce  $u = V$ . Così l'aria esce con-

continuamente colla stessa velocità, che è la velocità iniziale  $V$  (\*). co-

(\*) Sia  $H$  l'altezza dovuta alla velocità costante  $V$  dell'aria al passaggio  $C$ ,  $\delta$  il tempo, che un corpo grave impiegherebbe a cadere dall'altezza  $a$ ,  $C$  l'area dell'orifizio,  $A$  il volume del cilindro  $ABCD$ . Si troverà (come negli articoli 95 e 96) che nell'istante  $dt$  esce un picciol volume d'aria espresso da  $\frac{2Cdt\sqrt{aH}}{\delta}$ ; e per conseguenza una picciola

massa espressa da  $\frac{2Cqdt\sqrt{aH}}{\delta}$ ; giacchè l'istante  $dt$  si prende al fine del tempo  $t$ , in cui la densità è  $q$ . Ma è altronde evidente che dopo il tempo  $t$  la massa d'aria uscita dal cilindro è  $A.Q - A.q$ . Dunque si avrà  $\frac{2Cqdt\sqrt{aH}}{\delta} = d(A.Q - A.q)$ , ovvero

$$dt = \frac{\delta A}{2C\sqrt{aH}} \times -\frac{dq}{q},$$

il di cui integrale (facendo  $t = 0$ , quando  $q = Q$ ) è

$$t = \frac{\delta A}{2C\sqrt{aH}} \times \log. \frac{Q}{q}.$$

Da questa espressione del tempo si vede che il vaso  $ABCD$  non si vuoterà se non al fine d'un tempo infinito.

## COROLLARIO.

113. Supponiamo che al primo istante l'aria contenuta nel vaso sia aria naturale, ossia che il peso  $P$  sia uguale al peso d'una colonna d'acqua di 32 piedi di altezza. Siccome l'aria è incirca 850 volte meno densa dell'acqua, egli è evidente che l'uscita dell'aria per l'orifizio  $C$  è la stessa che se quest'aria fosse spinta dalla pressione d'una colonna di aria di simile densità uniforme, e di 850 volte 32 piedi di altezza, o di 27200 piedi di altezza. Così la velocità  $V$  è dovuta a questa caduta. Ora un corpo grave, che cade da 15 piedi di altezza, acquista una velocità capace di fargli percorrere uniformemente 30 piedi in un secondo. Per conseguenza si avrà la velocità  $V$ , per un secondo, facendo questa proporzione  $\sqrt{15} : \sqrt{27200} :: 30 \text{ piedi} : V = 1277 \text{ piedi}$ . L'aria deve dunque percorrere, in virtù della sua forza elastica nello stato ordinario dell'atmosfera, in circa 1277 piedi in un secondo, correndo nel vuoto.

## PROBLEMA II.

114. *Essendo stata condensata in un vaso ABCD dell'aria: si domanda la velocità, colla quale essa uscirà dal piccolo orifizio C, supponendo che si sparga in un'aria ambiente più rara di essa, e di una estensione infinita, qual può sempre attri-*

H 3

buirsi

*buirfi all'atmosfera, per rapporto al picciol vaso ABCD?*

Chiamiamo  $D$  la densità dell'aria esteriore;  $F$  la sua forza elastica;  $Q$  la densità iniziale dell'aria interiore, o dell'aria contenuta nel vaso, e per conseguenza  $\frac{QF}{D}$  la sua forza elastica iniziale;  $q$  la densità dell'aria interiore dopo un certo tempo  $t$ , e per conseguenza  $\frac{qF}{D}$  la sua forza elastica corrispondente;  $M$  la picciola massa iniziale d'aria, che esce dall'orifizio;  $V$  la sua velocità;  $m$  la picciola massa d'aria, che esce dopo il tempo  $t$ ;  $u$  la sua velocità. Opponendo costantemente l'aria esteriore all'uscita dell'aria interiore la resistenza  $F$ , egli è evidente che la forza espulsiva iniziale dell'aria interiore è  $\frac{QF}{D} - F$ , ossia  $\frac{(Q-D)F}{D}$ , e che la forza espulsiva, dopo il tempo  $t$ , è  $\frac{(q-D)F}{D}$ .

Ora le forze espulsive sono come le quantità di moto ch'esse producono nel medesimo tempo; così si ha  $\frac{(Q-D)F}{D} : \frac{(q-D)F}{D} :: MV : mu$ .

Ma le masse  $M$  ed  $m$  sono come i prodotti delle loro densità per i loro volumi, e questi volumi sono come i prodotti dell'orifizio per le velocità; dunque  $\frac{(Q-D)F}{D} : \frac{(q-D)F}{D} :: QV^2 : qu^2$ ;

ciò

ciò che dà  $u = V \times \sqrt{\frac{Q(q-D)}{q(Q-D)}}$ .

Si vede che ne verrà  $u = 0$ , ossia che l'aria cesserà di scorrere, quando si avrà  $q = D$ . Non occorre di far osservare che se si avesse  $D = Q$ , non vi farebbe alcun moto, poichè allora essendo nulla la forza espulsiva iniziale  $\frac{(Q-D)F}{D}$ , farebbe pur nulla la velocità iniziale  $V$  (\*).

H 4

co-

(\*) I. Sia  $H$  l'altezza dovuta alla velocità  $V$ , e riteniamo tutte le alte denominazioni. Egli è evidente che l'altezza dovuta alla velocità  $u$  sta ad  $H :: u^2 : V^2$ , ossia, per essere  $u =$

$$V \times \sqrt{\frac{Q(q-D)}{q(Q-D)}}, :: V^2 \times \frac{Q(q-D)}{q(Q-D)} : V^2$$

$$:: \frac{Q(q-D)}{q(Q-D)} : 1 ; \text{ quindi farà essa } =$$

$$H \times \frac{Q(q-D)}{q(Q-D)}. \text{ Così la picciola massa d'a-}$$

ria, che esce nell'istante  $dt$  è (96)  $\frac{2 C q dt}{\delta} \times$

$$\sqrt{\left(\frac{a H Q (q-D)}{q(Q-D)}\right)}. \text{ Ma questa massa ha}$$

per

## COROLLARIO.

115. Supponiamo, per es.,  $Q = 10D$ ,  $q = 9D$ ; e che la pressione dell' atmosfera, o la forza elastica  $F$  sia equivalente al peso d' una colonna d' acqua di 32 piedi di altezza.

La forza espulsiva iniziale  $\frac{(Q-D)F}{D}$  dell' aria equivarrà al peso d' una colonna d' acqua di  $9 \times 32$  piedi, o di 288 piedi di altezza: e siccome l' aria, che questa forza fa uscire dall' orifizio, è 85 volte meno densa dell' acqua, ne segue

per altra espressione ( come nella nota precedente )  $d(A.Q - A.q)$ . Così si avrà

$$dt = \frac{8AV(Q-D)}{2CVaHQ} \times \frac{-dq}{V(qq-Dq)},$$

il di cui integrale, facendo  $t = 0$ , allorchè  $q = Q$ , è

$$t = \frac{8AV(Q-D)}{2CVaHQ} \times \log \left( \frac{Q - \frac{1}{2}D + V(Q^2 - DQ)}{q - \frac{1}{2}D + V(qq - Dq)} \right).$$

II. Abbiamo veduto che l' aria cessa di scorrere allorchè  $q = D$ . Facendo dunque  $q = D$  nell' espressione del tempo, si avrà

$$t = \frac{8AV(Q-D)}{2CVaHQ} \times \log \left( \frac{Q - \frac{1}{2}D + V(Q^2 - DQ)}{\frac{1}{2}D} \right)$$

per la durata dello scorrimento.

segue che l'efflusso iniziale è lo stesso che se l'aria fosse allora cacciata dalla pressione d'una colonna d'aria, tutta della medesima densità di essa, e di 85 volte 288 piedi, ossia di 24480 piedi di altezza; e che per conseguenza la velocità  $V$  è dovuta a questa altezza medesima. Dunque la velocità  $V$ , per un secondo, farà

$$\text{di } 30 \text{ piedi} \times \frac{\sqrt{24480}}{\sqrt{15}}, \text{ e la velocità } u; \\ \text{pure per un secondo, sarà di } 30 \text{ piedi} \\ \times \frac{\sqrt{24480}}{\sqrt{15}} \times \frac{\sqrt{80}}{\sqrt{81}}. \text{ Così si avrà appresso a}$$

poco,  $V = 1212$  piedi,  $u = 1204$  piedi.

Di qui si può avere un'idea della velocità, colla quale una palla è cacciata da que' fucili, che chiamansi *archibugi a vento*, e la di cui descrizione si trova in tutti i libri di fisica.

### PROBLEMA III.

116. *Supposto che il vaso ABCD contenga un'aria più rara di quella dell'atmosfera: si domanda la velocità, colla quale quest'ultima entrerà nel vaso pel picciolo orifizio C?*

Chiamando  $D$  la densità costante dell'aria esteriore;  $F$  la sua forza elastica;  $Q$  la densità iniziale dell'aria contenuta nel cilindro, e per conseguenza  $\frac{QF}{D}$  la sua forza elastica iniziale;

$q$  la densità di quest' aria dopo il tempo  $t$ , e però  $\frac{qF}{D}$  la sua forza elastica dopo questo medesimo tempo;  $V$  la velocità iniziale colla quale l'aria esteriore entra nel cilindro;  $u$  la sua velocità dopo il tempo  $t$ : si vede che la forza impulsiva iniziale dell'aria per entrare nel cilindro è  $F - \frac{QF}{D}$  ossia  $\frac{(D-Q)F}{D}$ , e che dopo il tempo  $t$ , la forza impulsiva è  $\frac{(D-q)F}{D}$ . Si avrà dunque  $\frac{(D-Q)F}{D} : \frac{(D-q)F}{D} :: DV^2 : Du^2$ ; e per conseguenza  $u = V \times \sqrt{\frac{D-q}{D-Q}}$  (\*).

co-

(\*) 1. Ritengansi le denominazioni date nel Problema; ed inoltre chiamisi  $H$  l'altezza dovuta alla velocità  $V$ : si vede, come nelle note precedenti, che l'altezza dovuta alla velocità  $u$  è  $= H \times \frac{D-q}{D-Q}$ ; e quindi la picciola massa d'aria, che entra nel cilindro nell'istante  $dt$ , farà  $= \frac{2CDdt}{\delta} \times \sqrt{\frac{2H(D-q)}{D-Q}}$ ; ma essa è altronde  $= d(A.q - A.Q)$ ; dunque si avrà

$dt$

## COROLLARIO.

117. Se al primo istante il cilindro fosse vuoto; si avrebbe  $Q = 0$ ; ed allora  $u = V \times \sqrt{\frac{D-q}{D}}$ .

Si vede nell' uno, e nell' altro caso, che l' aria cessa d'entrare nel cilindro quando  $q = D$ , ossia quando la densità dell' aria è la stessa così di dentro come di fuori (\*).

PRO-

---


$$dt = \frac{\theta A \sqrt{(D-Q)}}{2CD\sqrt{aH}} \times \frac{dq}{\sqrt{(D-q)}}$$

il di cui integrale, fatto sempre  $t = 0$  quando  $q = Q$ , è

$$t = \frac{\theta A \sqrt{(D-Q)}}{CD\sqrt{aH}} \times \left( \sqrt{(D-Q)} - \sqrt{(D-q)} \right).$$

II. Il moto cessa allorchè  $q = D$ ; e per conseguenza la sua durata è

$$t = \frac{\theta A (D-Q)}{CD\sqrt{aH}}$$

(\*) I. Chiamando  $H$  l' altezza dovuta alla velocità  $V$ , e ritenendo le altre denominazioni, la picciola massa d' aria, che entra nel cilindro  $ABCD$  nell' istante  $dt$ , è espressa da  

$$2C$$

## PROBLEMA IV.

118. *Contenendo i due cilindri ABCD, FCHG*  
 Fig. 39. (Fig. 39), *chiusi da tutte le parti, delle arie*  
*differentemente condensate: si domanda la velocità,*  
*colla quale l'aria passerà da un cilindro nell'altro;*  
*pel picciolo orifizio C?*

Egli

---


$$\frac{2CD\dot{d}t}{\delta} \times \sqrt{\left( \frac{aH(D-q)}{D} \right)}, \text{ per essere}$$

$$\frac{H(D-q)}{D} \text{ l'altezza dovuta alla velocità } u;$$

e siccome ella ha  $d(A.q)$  per secondo valore,  
 si avrà

$$dt = \frac{\delta A}{2C\sqrt{aHD}} \times \frac{dq}{\sqrt{(D-q)}},$$

il di cui integrale preso in modo che  $q = 0$   
 dia  $t = 0$ , è

$$t = \frac{\delta A}{C\sqrt{aHD}} \times \left( \sqrt{D} - \sqrt{(D-q)} \right).$$

II. Il moto cessa allorquando  $q = D$ .  
 Così la durata totale di questo moto è data  
 dalla formola

$$t = \frac{\delta A}{C\sqrt{aH}}.$$

Egli è immediatamente evidente che l'aria più densa scorrerà nella più rara. Supponiamo, che questo scorrimento si faccia dal vaso  $ABCD$  nel vaso  $FCHG$ . Chiamiamo  $D$  la densità dell'aria dell'atmosfera;  $F$  la sua forza elastica;  $Q$  la densità iniziale dell'aria  $ABCD$ , e per conseguenza  $\frac{QF}{D}$  la sua forza elastica iniziale;  $q$  la sua densità dopo il tempo  $t$ , e conseguentemente  $\frac{qF}{D}$  la sua forza elastica dopo questo medesimo tempo;  $R$  la densità iniziale dell'aria  $FCHG$ , e perciò  $\frac{RF}{D}$  la sua forza elastica iniziale;  $r$  la sua densità dopo il tempo  $t$ , e per conseguenza  $\frac{rF}{D}$  la sua forza elastica dopo questo medesimo tempo;  $V$  la velocità iniziale dell'aria  $ABCD$ ;  $u$  la sua velocità dopo il tempo  $t$ . Egli è chiaro che la forza espulsiva dell'aria  $ABCD$  è  $\frac{QF}{D} - \frac{RF}{D}$  al primo istante; e  $\frac{qF}{D} - \frac{rF}{D}$  dopo il tempo  $t$ . Così si avrà  $\frac{QF - RF}{D}$ :  $\frac{qF - rF}{D} :: QVV : quu$ ; ciò che dà  $u = V \times \sqrt{\frac{Q(q-r)}{q(Q-R)}}$ . Quando si avrà  $r = q$ , allora lo scorrimento dell'aria cesserà.

Sic-

Siccome la massa totale dell'aria rinchiusa ne' due cilindri rimane costantemente la stessa, se si chiama  $A$  la capacità o il volume del cilindro  $ABCD$ ,  $B$  quello del cilindro  $FCHG$ , si avrà questa seconda equazione  $A \cdot Q + B \cdot R = A \cdot q + B \cdot r$ , poichè le masse sono come i prodotti dei volumi per le densità. Quest'equazione dà  $r = \frac{A(Q - q) + B \cdot R}{B}$ . Sostituendo questo valore di  $r$  nel valore di  $u$ , si avrà  $u = V \times \sqrt{\frac{Q[B(q - R) - A(Q - q)]}{Bq(Q - R)}}$ : equazione, che dà la velocità  $u$  corrispondente a ciascuna densità  $q$  (\*).

CA-

---

(\*) I. Chiamando, al solito,  $H$  l'altezza dovuta alla velocità  $V$ , si deduce dalla formola

$$u = V \times \sqrt{\frac{Q[B(q - R) - A(Q - q)]}{Bq(Q - R)}},$$

che l'altezza dovuta alla velocità  $u$  è =

$$\frac{H \cdot Q[B(q - R) - A(Q - q)]}{Bq(Q - R)} =$$

$$\frac{H[Qq(B + A) - Q(BR + AQ)]}{Bq(Q - R)}$$

e prendendo, per accorciare un poco il calcolo

lo,  $Q(B + A) = M$ ;  $Q(B.R + QA) = N$ ;  $B(Q - R) = D$ , si ridurrà ad

$$\frac{H(Mq - N)}{Dq}$$

Così la picciola massa d'aria, che nell'istante  $dt$  passa dal cilindro  $ABCD$  nell'altro, farà

$$\frac{2Cqdt}{\delta} \sqrt{\left( \frac{aH(Mq - N)}{Dq} \right)},$$

e dovendo pure la stessa essere  $= d(A.Q - A.q)$  si avrà

$$\frac{2Cqdt}{\delta} \sqrt{\left( \frac{aH(Mq - N)}{Dq} \right)} = d(A.Q - A.q),$$

che, fatto  $\frac{N}{M} = m$ , dà

$$dt = \frac{\delta A \sqrt{D}}{2C \sqrt{aHM}} \times \frac{-dq}{\sqrt{(qq - mq)}};$$

il di cui integrale, compito in modo che  $q = Q$  renda  $t = 0$ , è

$$t = \frac{\delta A \sqrt{D}}{2C \sqrt{aHM}} \times \log. \left( \frac{Q - \frac{1}{2}m + \sqrt{(Q^2 - mQ)}}{q - \frac{1}{2}m + \sqrt{(q^2 - mq)}} \right).$$

11. Il moto cessa allorquando  $r = q$ ; e siccome si ha sempre  $A.Q + B.R = A.q + B.r$ ,

fi

si avrà allora  $q = \frac{A.Q + B.R}{A + B}$ . Rappresentiamo questa quantità colla semplice lettera  $G$ , e sostituiviamola nell' espressione del tempo; troveremo

$$t = \frac{6A\sqrt{D}}{2CV_{aHM}} \times \log. \left( \frac{Q - \frac{1}{2}m + \sqrt{(Q^2 - mQ)}}{G - \frac{1}{2}m + \sqrt{(G^2 - mG)}} \right).$$

per la durata del moto, di cui si tratta.



## C A P O IV.

*Della percussione de' Fluidi.*

119. **A**llorchè un fluido in moto incontra un corpo o un ostacolo posto sul suo cammino, esso necessariamente urta questo corpo, quest' ostacolo, con una certa forza; poichè le particelle fluide sono elleno stesse piccioli corpi, che moltiplicate per la loro velocità compongono una quantità determinata di moto. Se in vece di supporre il fluido in moto, si suppone in quiete, ma che un corpo venga ad urtarlo con una certa velocità; la *resistenza*, che il fluido opporrà al corpo proposto, farà uguale alla *percussione*, che il fluido mosso colla velocità del corpo eserciterebbe contro questo medesimo corpo, supposto in quiete. Ciò è per se stesso evidente. La percussione, e la resistenza de' fluidi seguono dunque le stesse leggi, e si misurano nello stesso modo.

120. Si distinguono in generale due sorti di forze; le forze *morte* e le forze *vive*. Le prime sono semplici pressioni, che non producono alcuna velocità attuale e finita, e che non ne produrrebbero che dopo aver agito per un tempo finito: le altre, che chiamansi ordinariamente forze di percussione, producono una ve-

locità finita ed attuale, e possono riguardarsi come somme di pressioni accumulate. Egli è evidente che qualunque forza di pressione può contrabbilanciarsi o misurarsi con un peso; poichè un peso non è altro che una massa sottoposta all'azione della gravità, che è ella stessa una forza di pressione. Quanto alle forze di percussione, se si suppone ch'esse producano il loro effetto in un istante indivisibile, esse saranno infinite per rapporto alle forze di pressione, e non potranno per conseguenza misurarsi con alcun peso. Ma non si concepisce come la forza d'un corpo in moto, che è una quantità finita, possa in un istante indivisibile produrre un effetto finito, cioè imprimere una quantità determinata di moto in un altro corpo. Tutta la comunicazione del moto si fa in un tempo finito, comunque esso possa essere d'una brevità tale che ci sfugga. Possiamo dunque in generale riguardare le forze di percussione come operanti per gradi, nello stesso modo che le forze di pressione, e come producenti il loro effetto in un tempo finito estremamente corto, o come infinitamente piccolo. Allora esse potranno misurarsi con de' pesi; Imperciocchè la gravità applicata, per un tempo finito, ad un corpo, produce una forza viva, capace per conseguenza di fare equilibrio ad un'altra forza parimente viva. Si vede perciò che quando un fluido urta un corpo, l'urto ch'esso esercita  
in

in tal modo è sempre riducibile ad un certo peso.

121. Egli è assai difficile di determinare le leggi della percussione de' fluidi, in un modo esatto, ed applicabile alla pratica. Non si è peranco potuto trovare intorno a ciò una teoria, che soddisfaccia perfettamente. In quella, che ordinariamente si segue, e che ha il vantaggio d'essere molto semplice, si suppone che il fluido sia composto in ciascun istante, nella direzione del suo moto d'una infinità di filetti paralleli, che danno ciascuno il loro colpo, senza impedirsi l'un l'altro; ciò che non può rigorosamente aver luogo, e ciò che conduce in alcuni casi a risultati troppo lontani dal vero per essere ammissibili. Ciò non pertanto due motivi mi obbligano a qui esporre questa teoria, malgrado le sue imperfezioni; l'uno è di facilitare a' miei Leggitori l'intelligenza di diverse opere sopra l'architettura navale, alle quali essa serve di fondamento; l'altro è ch'essa può adoperarsi, senza temere errore notabile, siccome me ne sono assicurato coll'esperienza, nel calcolo delle macchine, mosse per mezzo di ruote da correnti d'acqua, e generalmente in tutti i casi, dove l'angolo d'obliquità dell'urto non è troppo piccolo, voglio dire allorchè non va molto al di sotto di 60 gradi.

## TEOREMA I.

**Fig. 40.** 122. *Se un medesimo fluido MXZN (Fig. 40), le di cui particelle si muovono tutte colla stessa velocità, urta perpendicolarmente i due piani AB, AR: le forze degli urti sono tra se come questi piani.*

Imperciocchè, supposto che tutte le molecole fluide si muovano secondo le direzioni *IK, OR*, ec. perpendicolari ai due piani proposti, l'impulso contro il piano *AB* sta all' impulso contro il piano *AR*, come il prodotto del numero delle molecole, che urtano *AB* per la loro velocità sta al prodotto del numero delle molecole, che urtano *AR*, per la loro velocità. Ora le masse, che urtano in tempi uguali i piani *AB, AR* sono prismi, che hanno per basi questi piani medesimi, e per altezza comune la velocità del fluido. Dunque il rapporto dell' impulso contro il piano *AB*, all' impulso contro il piano *AR*, è evidentemente lo stesso che il rapporto del piano *AB* al piano *AR*.

## TEOREMA II.

**Fig. 40.**  
**41.** 123. *Se due fluidi della stessa specie MXZN, EGHF (Fig. 40 e 41), mossi con differenti velocità, urtano perpendicolarmente i due piani AB, CD in quiete: le forze degli urti saranno tra se come i prodotti de' piani pei quadrati delle velocità de' fluidi.*

Chia.

Chiamiamo  $\left\{ \begin{array}{l} \text{l'impulso contro } AB \dots\dots F \\ \text{l'impulso contro } CD \dots\dots f \\ \text{la massa fluida, che urta } AB \dots M \\ \text{la velocità di questo fluido} \dots V \\ \text{la massa fluida, che urta } CD \dots m \\ \text{la velocità di questo fluido} \dots u. \end{array} \right.$

Si avrà  $F:f::MU:mu$ . Ora poichè i fluidi sono della medesima specie, le masse  $M$  ed  $m$  sono tra se come i loro volumi, ed i loro volumi sono tra se come i prodotti dei piani  $AB$ ,  $CD$ , che loro servono di base, moltiplicati per le velocità de' fluidi, che ne rappresentano le altezze. Così si avrà  $M:m::AB \times V:CD \times u$ ; ed  $MV:mu::AB \times V^2:CD \times u^2$ . Dunque anche  $F:f::AB \times V^2:CD \times u^2$ .

## SCOLIO.

124. Se i fluidi non fossero della stessa specie, la ragione delle densità dovrebbe entrare nella ragione delle masse, che urtano nel medesimo tempo i piani  $AB$ ,  $CD$ . Allora gli urti sarebbero in ragione composta dei piani, delle densità dei fluidi, e dei quadrati delle velocità dei fluidi medesimi. Non bisogna perder di vista questa osservazione, allorquando si tratta di paragonare l'urto d'un fluido con quello d'un altro fluido di densità differente. Per esempio, sotto la medesima estensione della superficie urtata, e sotto la stessa velocità de' due fluidi, la percus-

sione dell' acqua è a quella dell' aria come 850 a 1, cioè nel rapporto delle densità di questi due fluidi.

In seguito supporrò sempre, per brevità, essere i fluidi della medesima specie, ossia ch' essi abbiano la medesima densità.

## TEOREMA III.

125. *Se andando i due fluidi MXZN, EGHF di continuo ad urtare perpendicolarmente i due piani AB, CD, colle velocità V ed u, questi piani hanno nel momento dell' urto parallelamente a se stessi nella direzione del moto de' fluidi, le velocità v ed u': le forze degli urti saranno tra se come i prodotti dei piani per i quadrati delle differenze, o delle somme delle velocità dei fluidi e dei piani.*

Imperciochè sieno VT la velocità del primo fluido, e KT la velocità del piano AB; LQ la velocità del secondo fluido, e PQ la velocità del piano CD: egli è evidente che gli urti sono i medesimi che se i piani fossero in quiete, e i fluidi, in vece di muoversi colle velocità VT, LQ, si muovessero semplicemente colle velocità VK, LP, poichè i piani si fortraggono dagli urti colle velocità KT, PQ. Dunque, chiamando F ed f gl' impulsi de' due fluidi, si avrà  $F : f :: AB \times (V - v)^2 : CD \times (u - u')^2$ .

Si vede parimente che, se i piani, in vece  
di

di sfuggire direttamente i fluidi, venissero loro incontro, colle velocità  $v$  ed  $u'$ , si avrebbe  $F:f::AB \times (V+v)^2:CD \times (u+u')^2$ . Così riunendo i due casi, si avrà  $F:f::AB \times (V \mp v)^2:CD \times (u \mp u')^2$ .

## COROLLARIO

126. Se l'uno de' piani, per es.,  $AB$  è in quiete, allora  $v = 0$ , e si ha  $F:f::AB \times V^2:CD \times (u \mp u')^2$ , proporzione, che serve a paragonar la percussione perpendicolare d'un fluido contro un piano in quiete alla percussione perpendicolare contro un piano mobile.

## TEOREMA IV.

127. Se il fluido  $MXZN$  (Fig. 40) urta Fig. 40.  
e 41. perpendicolarmente il piano  $AB$  in quiete, e il fluido  $EGHF$  (Fig. 42) urta obliquamente il piano  $CD$  parimente in quiete: l'impulso contro il piano  $AB$  sarà all'impulso, che risulta perpendicolarmente contro il piano  $CD$ , come il prodotto del piano  $AB$  per il quadrato della velocità del fluido  $MXZN$ , e per il quadrato del seno tutto sta al prodotto del piano  $CD$  per il quadrato della velocità del fluido  $EGHF$ , e per il quadrato del seno dell'angolo  $RCD$  d'incidenza del fluido  $EGHF$  sopra il piano  $CD$ .

Chiamiamo {

l'impulso contro  $AB$  . . .  $F$   
 l'impulso, che risulta perpendi-  
 colarmente contro  $CD$  . . .  $f$   
 la velocità del fluido  $MXZN$  .  $V$   
 la velocità del fluido  $EGHF$  .  $u$   
 la massa, che urta  $AB$  . . .  $M$   
 la massa, che urta  $CD$  . . .  $m$   
 la sua velocità perpendicolare  
 a  $CD$  . . . . .  $u'$   
 il seno tutto . . . . .  $R$   
 il seno dell'angolo d'inciden-  
 za  $RCD$  . . . . .  $p$ .

si avrà immediatamente  $F : f :: MV : mu'$ . Ora guidando  $DR$  perpendicolare a  $CR$ , o alla direzione del fluido, egli è evidente che il numero delle molecole, che urtano  $DC$ , è lo stesso che il numero delle molecole, che urtano  $DR$ . Così i prismi fluidi, che urtano in tempi uguali i piani  $AB$ ,  $CD$ , sono tra se come le loro basi  $AB$ ,  $DR$ , moltiplicate per le velocità de' fluidi, che ne sono le altezze. Si ha dunque  $M : m :: AB \times V : DR \times u$ ; ossia (osservando che  $DR = CD \times \frac{p}{R}$ )  $M : m :: AB \times V : CD \times \frac{p}{R} \times u :: AB \times V \times R : CD \times u \times p$ . Inoltre, se sulla direzione d'un filetto qualunque  $xn$  del fluido  $EGHF$ , si prende la parte  $ny$  per rappresentare la velocità di questo fluido, e si fa il parallelogrammo rettangolo  $nty$ , di cui il lato  $nt$  sia per-

perpendicolare, ed il lato  $nr$  parallelo a  $DC$ : egli è evidente che delle due velocità  $nt$ ,  $nr$ , nelle quali la velocità  $ny$  si decompone, la sola prima è quella, che contribuisce all'urto perpendicolare contro  $DC$ , e che non si deve punto riguardare la seconda. Paragonando la velocità  $nt$ , ossia  $u'$  alla velocità  $u$  del fluido  $ECHF$ , si avrà  $u' : u :: ry : ny :: p : R$ , e per conseguenza  $u' = u \times \frac{p}{R}$ . Si avrà dunque  $MV :$

$$mu' :: AB \times V^2 \times R : \frac{CD \times u^2 \times p^2}{R} :: AB \times V^2 \times R^2 : CD \times u^2 \times p^2. \text{ Dunque finalmente, } F : f :: AB \times V^2 \times R^2 : CD \times u^2 \times p^2.$$

Questa proporzione servirà a paragonare la percussione obliqua alla percussione perpendicolare, essendo in quiete i due piani urtati nell'istante delle percosse.

## COROLLARIO I.

128. Quando le velocità  $V$  ed  $u$  sono uguali, si ha semplicemente  $F : f :: AB \times R^2 : CD \times p^2$ , proporzione, che servirà a paragonar l'impulso perpendicolare d'un fluido contro un piano all'impulso del medesimo fluido o d'un fluido simile, mosso colla medesima velocità contro un altro piano urtato obliquamente.

## COROLLARIO II.

129. Ne segue pure di qual il modo di  
pa-

paragonare tra se le percussioni perpendicolari, che provengono da percussioni oblique, sempre essendo in quiete i piani urtati; imperciocchè, se ritenute le altre denominazioni dell' articolo 127, si chiama  $A$  la superficie del piano  $AB$ ,  $B$  quella del piano  $CD$ ; e in seguito si suppone un terzo piano  $C$ , che sia urtato obliquamente da un terzo fluido mosso colla velocità  $v$ , e si chiama  $\phi$  la forza, che risulta perpendicolarmente contro questo medesimo piano,  $q$  il seno dell' angolo, sotto il quale esso è urtato; si avranno queste due proporzioni

$$F : f :: A \times V^2 \times R^2 : B \times u^2 \times p^2;$$

$$\phi : F :: C \times v^2 \times q^2 : A \times V^2 \times R^2,$$

le quali moltiplicate per ordine danno  $\phi : f :: C \times v^2 \times q^2 : B \times u^2 \times p^2$ . Dal che si vede che le forze  $\phi$  ed  $f$ , che risultano perpendicolarmente contro i due piani  $C$  e  $B$ , sono tra se in ragione composta dei piani, dei quadrati delle velocità de' fluidi, e dei quadrati de' seni degli angoli d' incidenza.

#### COROLLARIO III.

Fig. 43.  
c 44

130. Sieno ( Fig. 43 e 44 ) due fluidi  $MXZN$ ,  $EGHF$ , che vanno ad urtare obliquamente i due piani  $AB$ ,  $CD$ , i quali si muovono parallelamente a se stessi, colle velocità  $Aa$ ,  $Cc$ . Rappresentiamo le velocità de' due fluidi colle rette  $IT$ ,  $LQ$ ; indi decomponiamo la velocità  $IT$  in due altre  $IO$ ,  $IP$ , di cui l'una  $IO$  sia la stessa che quella del piano  $AB$ ;

c

e la velocità  $LQ$  in due altre  $LS$ ,  $LK$ , di cui l'una  $LS$  sia la stessa che quella del piano  $CD$ . Le due velocità  $IP$ ,  $LK$ , e gli angoli  $PIA$ ,  $KLC$ , ch' esse formano coi piani  $AB$ ,  $CD$ , sono quantità, che possono determinarsi colle regole di Trigonometria, poichè, ne' due parallelogrammi  $IPTO$ ,  $LKQS$ , si conoscono le diagonali  $IT$ ,  $LQ$ , i lati  $IO$ ,  $LS$ , gli angoli  $OIT$ ,  $SLQ$ , ed inoltre gli angoli  $TIA$ ,  $QLC$ . Ora egli è chiaro che i fluidi non agiscono sui piani, se non se in virtù delle velocità  $IP$ ,  $LK$ , poichè questi piani, per le loro velocità proprie, si sottraggono totalmente dall' effetto delle velocità  $IO$ ,  $LS$ . Così i due urti saranno assolutamente i medesimi che se, essendo i piani supposti in quiete, i fluidi venissero ad urtarli colle velocità  $IP$ ,  $LQ$ . Dunque se si chiamano  $f$  ed  $f'$  le forze, che risultano perpendicolarmente ai piani  $AB$ ,  $CD$ , in virtù di questi urti;  $p$  il seno dell' angolo  $PIA$ ;  $q$  il seno dell' angolo  $KLC$ : si avrà, per l' articolo precedente,  $f' : f :: AB \times (IP)^2 \times p^2 : CD \times (LK)^2 \times q^2$ .

## SCOLIO.

131. Avendo così insegnato a paragonare insieme le differenti specie di percussione de' fluidi, basterà conoscere la misura assoluta di una di esse per concluderne quella di tutte le altre. Ora secondo l' esperienza, la percussione perpendicolare e diretta d' un fluido indefinito contro un piano

piano in quiete è uguale sensibilmente al peso d'una colonna di questo fluido, la quale avesse per base la superficie urtata, e per altezza l'altezza dovuta alla velocità, colla quale si fa la percussione; di modo che, se si chiama  $P$  questa percussione,  $s^2$  la superficie del piano urtato,  $h$  l'altezza dovuta alla velocità del fluido,  $p$  la gravità specifica di questo fluido medesimo, si ha a un di presso  $P = ps^2h$ . Il valore di  $h$  può sempre determinarsi, come lo insegna la Meccanica.

Supponiamo per es., che la superficie  $s^2$  sia un piede quadrato, e che il fluido sia d'acqua dolce, il di cui piede cubico pesa 70 libbre in circa; che nel caso presente, quest'acqua vada ad urtare il piano, con una velocità uniforme di 1 piede per secondo: si troverà che la percussione  $P$  è equivalente ad un peso di circa 19 oncie.

La percussione de' fluidi, che movonsi in canali stretti contro de' piani, che occupano quasi tutta la larghezza de' medesimi, è più considerabile. Vedete sopra tutta questa materia l'opera, che ha per titolo: *Nouvelles Experiences sur la Résistance des Fluides*, che il Sig. d'ALEMBERT, il Marchese di CONDORCET, ed io pubblicammo nel 1777.

Facciamo qualche applicazione generale della teoria precedente.

PRO.

## PROBLEMA I.

132. Sia un triangolo isoscele  $ACB$  (Fig. 45) Fig. 45.  
in quiete, ed esposto all'urto d'un fluido, la di  
cui direzione è perpendicolare alla sua base  $AB$ : si  
domanda il rapporto dell'impulso, che riceverà questo  
triangolo parallelamente alla sua altezza  $CD$ , all'  
impulso diretto e perpendicolare, che riceverebbe la  
sua base  $AB$ ?

Chiamando  $F$  l'impulso diretto contro  $AD$ ,  
ovvero  $DB$ ;  $f$  l'impulso, che risulta perpendico-  
larmente contro  $AC$ , ovvero  $CB$ , si avrà (127)  
 $F:f::AD \times (\text{sen. tutt.})^2 : AC \times (\text{sen. } ACD)^2::$   
 $AD \times (AC)^2 : AC \times (AD)^2 :: AC:AD$ . Dun-  
que  $f = \frac{F \times AD}{AC}$ . Consideriamo ora che gl'im-  
pulsi sopra  $AC$  e sopra  $CB$  in parte si distrug-  
gono; imperciocchè, se si prendono due filetti  
corrispondenti  $OR$ ,  $or$ , e rappresentando gl'im-  
pulsi perpendicolari ai punti  $R$  ed  $r$  colle rette  
 $RE$ ,  $re$  uguali e perpendicolari ai lati  $AC$ ,  $CB$   
del triangolo, si formano i parallelogrammi ret-  
tangoli  $ERHF$ ,  $erhf$ , i di cui lati  $RH$ ,  $rh$  sie-  
no paralleli ad  $AB$ , ed i lati  $RE$ ,  $re$  paralleli  
a  $CD$ ; egli è chiaro che delle quattro forze  
 $RH$ ,  $RE$ ,  $rh$ ,  $re$ , nelle quali le forze  $RE$ ,  $re$   
si decompongono, le due  $RH$ ,  $rh$  si distrugge-  
ranno scambievolmente, e solo resteranno le due  
forze  $RE$ ,  $re$ , per spingere il triangolo pa-  
rallelamente a  $CD$ . Inoltre se si chiama  $\phi$  la  
forza

forza  $RE$  ovvero  $re$ , si avrà  $f: \phi :: RF: RE :: AC: AD$ , e per conseguenza  $\phi = \frac{f \times AD}{AC}$ .

Sostituendo ad  $f$  il suo valore  $\frac{F \times AD}{AC}$ , si avrà

$$\phi = \frac{F \times (AD)^2}{(AC)^2}. \text{ Dunque } \phi: F :: (AD)^2: (AC)^2;$$

e  $2\phi: 2F :: (AD)^2: (AC)^2$ , proporzione, che ci fa vedere che l'impulso ricevuto dal triangolo parallelamente alla sua altezza sia all'impulso diretto, che riceverebbe la sua base, come il quadrato della semibase sta al quadrato d'uno dei lati. Conoscendo dunque la seconda di queste forze, si conoscerà anche la prima.

#### COROLLARIO I.

133. Dunque allorchè il triangolo isoscele  $ACB$  è rettangolo, l'impulso, ch'egli riceve parallelamente alla sua altezza, non è che la metà dell'impulso diretto che riceverebbe la sua base. Imperciocchè allora il triangolo rettangolo  $ADC$  è isoscele, e si ha  $(AD)^2: (AC)^2 :: 1: 2$ .

#### COROLLARIO II.

134. Ne segue pure di quì che, se si ha un quadrato  $ACBM$  (Fig. 46), il quale sia urtato primieramente nella direzione della sua diagonale  $CM$ , indi perpendicolarmente ad uno de' suoi lati  $AC$ : il primo impulso starà al secondo, come 1 a  $\sqrt{2}$ , ossia come 7 a 10 in circa.

circa. Poichè nel primo caso, il solo triangolo  $ACB$  è quello che riceve l'urto, e l'altra metà  $AMB$  del quadrato non è punto urtata: e nel secondo, non v'è di urtato, che il solo lato  $AC$ . Dunque, chiamando  $M$  il primo impulso,  $A$  il secondo, ed inoltre  $B$  l'impulso perpendicolare, che riceverebbe  $AB$ , si avranno queste due proporzioni.

$$M : B :: 1 : 2, (132)$$

$$B : A :: AB : AC :: \sqrt{2} : 1 (122),$$

le quali moltiplicate per ordine danno

$$M : A :: \sqrt{2} : 2 :: 1 : \sqrt{2}.$$

#### PROBLEMA II.

135. Essendo la semicirconferenza  $AQB$  (Fig. 47) urtata da un fluido, la di cui direzione è perpendicolare al diametro  $AB$  o parallela al raggio  $QC$ : si domanda il rapporto dell'impulso, che riceverà questa semicirconferenza parallelamente a  $QC$ , all'impulso diretto e perpendicolare, che riceverebbe il diametro  $AB$ ?

Divisa la semicirconferenza  $AQB$  in una infinità di elementi  $Ff$ ,  $Ll$ , ec. colle rette  $FL$ ,  $fl$  parallele al diametro  $AB$ ; e condotte le ordinate  $FS$ ,  $fs$ ,  $LT$ ,  $lt$ , ec.: se si chiama  $F$  l'urto diretto, che riceverebbe  $FR$  ovvero  $Ss$ ,  $\phi$  l'urto, che riceve  $Ff$  parallelamente a  $QC$ , si avrà

$$(131) \phi = \frac{F \times (FR)^2}{(Ff)^2}.$$

Sia condotto il raggio  $CF$ : i triangoli simili  $FRf$ ,  $FSC$  daranno

$$FR$$

$FR : Ff :: FS : CF$ , e per conseguenza  $\frac{(FR)^2}{(Ff)^2}$   
 $= \frac{(FS)^2}{(CF)^2}$ . Dunque  $\phi = \frac{F \times (FS)^2}{(CF)^2}$ . Così,  
 per avere l'impulso totale, che riceve la semicir-  
 conferenza parallelamente a  $QC$ , solo ci rimane a  
 trovare la somma di tutte le quantità  $\frac{F \times (FS)^2}{(CF)^2}$   
 ossia  $\frac{S_s \times (FS)^2}{(CF)^2}$ , rappresentandosi l'impulso di-  
 retto contro  $FR$ , o  $S_s$  con questa stessa linea.  
 Ora se si fa girare la semicirconferenza  $ABQ$   
 intorno al diametro  $AB$ , essa produrrà una  
 sfera, la quale avrà per elemento  $\frac{n}{1} \times (FS)^2 \times S_s$ ,  
 essendo  $\frac{n}{1}$  il rapporto della circonferenza al  
 diametro. Per conseguenza l'impulso totale ri-  
 cercato sta al solido della sfera nel rapporto  
 costante di  $\frac{1}{(CF)^2}$  ad  $\frac{n}{1}$ . Ma il solido della  
 sfera è  $= n \times (CF)^2 \times \frac{2}{3} AB$ ; dunque l'impulso  
 cercato  $= \frac{2}{3} AB$ ; cioè rappresentandosi l'im-  
 pulso diretto contro  $AB$  con questa stessa li-  
 nea  $AB$ ; l'impulso, che riceve la semicirconfe-  
 renza parallelamente a  $QC$ , viene rappresenta-  
 to dai due terzi di  $AB$ . Questi due impulsi  
 stanno dunque tra di loro nel rapporto di  
 3 a 2; ed essendo cognito uno, lo farà pari-  
 mente l'altro.

Se-

Secondo questa teoria, l'impulso ricevuto da un cilindro verticale, posto in mezzo d' un fiume, è due terzi di quello, che riceverebbe il parallelepipedo rettangolo circoscritto allo stesso cilindro, ed esposto per una delle sue faccie all' urto perpendicolare del fluido. Imperciocchè il semicilindro anteriore, e la faccia corrispondente del parallelepipedo circoscritto; sono le sole parti, che ricevono l'urto del fluido; ed esse ne difendono le parti rimanenti.

## S C O L I O.

136. La soluzione del primo di questi Problemi si accorderà sufficientemente coll'esperienza, purchè l'angolo *ORC*, ovvero *ACD* d'incidenza del fluido sopra ciascuna delle due faccie del triangolo, sia un poco grande, come di 60 in 90 gradi. Ma per gli angoli, che fossero sensibilmente minori di 60 gradi, la teoria non s'accorda più coll'esperienza. Allora la percussione non diminuisce più tanto secondo l'esperienza, come dovrebbe diminuire secondo la teoria.

Ho dato il secondo Problema solo per insegnare con un esempio il modo di applicare la teoria alla superficie curve. Imperciocchè quì pure l'esperienza discorda dalla teoria, ma però in altro senso. Diffatti, la percussione contro la semicirconferenza *AQB*, che secondo

K

la

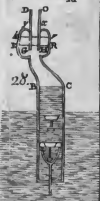
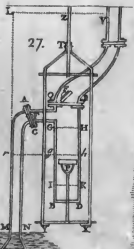
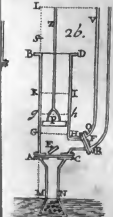
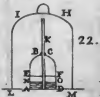
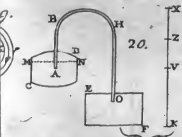
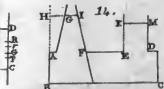
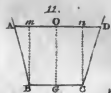
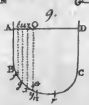
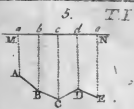
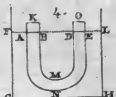
la teoria è i due terzi della percussione contro il diametro  $AB$ , non è che poco più della metà, secondo l'esperienza.

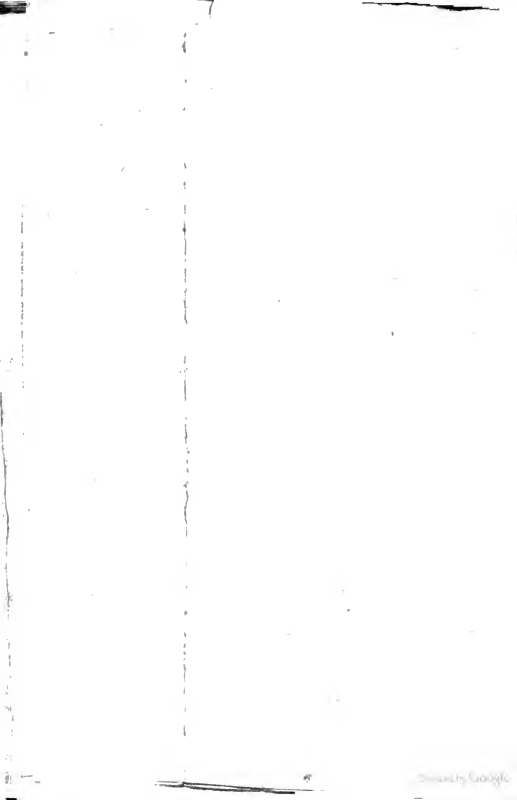
Niuno per' anco ha potuto arrivare a risolvere generalmente, in un modo esatto, ed applicabile alla pratica, il Problema della percussione de' fluidi. Una tale soluzione, se si troverà, sarà l'opra del tempo, dell'esperienza e della meditazione.

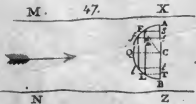
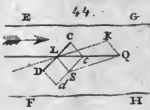
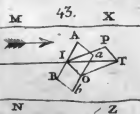
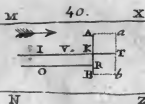
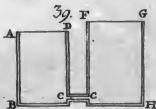
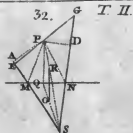
*Fine dell' Idrodinamica*

Del Sig. Abbate BOSSUT

SUP-









**SUPPLEMENTI****DEL****P. D. GREGORIO FONTANA.****K<sub>2</sub>*****Dal-***

**D**alle sperienze fisiche fatte su tal materia con piccole macchine o stromenti, delle quali sono pieni i libri, si sono dedotti risultati anco più incerti: basterà dire che il solo attito delle medesime macchine, o quello dei fluidi contro il margine degli orifizj, pe' quali si scagliano, è capace di produrre effetti considerabili, e di far dubitare di tutti gli sperimenti di tal natura per quanta mai diligenza e circospezione vi si adopri.

**D. GIORGIO JUAN** Commend. d' Aliaga, Capo-squadra dell' Armata di S. M. Cat. nella sua Opera spagnuola intitolata *Exame Marittimo Teorico-Pratico*, ovvero Trattato di Meccanica applicata alla costruzione, conoscimento, e maneggio de' Vascelli, ed altre Imbarcazioni. Tom. I. pag. 240. Madrid 1771.



# SUPPLEMENTI

*Del P. D. GREGORIO FONTANA delle Scuole Pie,  
Pubblico Professore delle Matematiche Superiori  
nella Regia Università di Pavia.*

## PARTE PRIMA

### SEZIONE I.

## SOPRA LA PRESSIONE

### DE' FLUIDI

**E**saminando la pressione de' fluidi contro i corpi immerfi, o contro le pareti de' recipienti, mi venne fatto di osservare, che nel Cilindro, e nella Sfera ad esso inscrivibile, se entrambi si sommergono nel fluido fino alla sommità, o se internamente scavandoli si riempie la loro capacità, risulta nelle pressioni esercitate dal fluido contro i detti due corpi quella medesima proporzione sesquialtera, che ARCHIMEDE scoprì così nelle loro solidità, come nelle superficie. Quindi argomentai, non dover essere inutile o sterile l'idea di ridurre a formole generali la pressione de' fluidi ad effetto di ricavarne secondo la varia forma de' corpi sommersi, o de' vasi riempiti

piti que' risultati più o meno curiosi e rimarchevoli, cui il soggetto sembra promettere. Restringendomi presentemente in questo breve scritto ai fluidi *omogenei e incompressibili* verrò esponendo succintamente il mio divisamento in questa importante materia, senza assumere dall' Idrostatica altro principio fuor di quello altronde noto nelle molecole fluide per esperienza, vale a dire l'uguaglianza di pressione per ogni verso e secondo tutte le direzioni.

## L E M M A.

2. *Un fluido, che riempie un tubo infinitamente sottile FECD (Fig. 1.) o cilindrico o prismatico avente i lati perpendicolari alla base, e tenuto in una positura comunque obliqua all'orizzonte AD, preme il fondo o la base CD con uno sforzo equivalente al peso d'un prisma dello stesso fluido, che ha per base la stessa CD, e per altezza la vetricale FA terminata dall'orizzontale AD.*

## D I M O S T R A Z I O N E.

Sia *M* il centro di gravità del filo d'acqua contenuto nel tubo infinitamente sottile *FECD*, e colla verticale *MP* condotta dal centro di gravità si rappresenti il peso di esso filo, e si risolva lo sforzo *MP* ne' due laterali *MR* perpendicolare alla base *CD*, ed *MN* perpendicolare al lato *FD*. Ciò posto è manifesto, che  
il

il filo d'acqua non preme il fondo  $CD$  se non collo sforzo rappresentato da  $MR$ , posciachè l'altro espresso da  $MN$  è tutto impiegato a premere le pareti del tubo. Starà dunque il peso del fluido, cioè il prodotto del suo volume nella gravità specifica  $g$ , alla pressione  $p$  esercitata sul fondo  $CD$ , come sta  $MP$  ad  $MR$ , ovvero per la similitudine de' triangoli  $PMR$ ,  $FAD$ , come  $FD$  ad  $FA$ , cioè  $FD : FA :: DC \times FD \times g : p$ ; e perciò  $p = DC \times FA \times g$ . Il che era ec.

## S C O L I O.

3. E' di per se chiaro, che qui si prescinde da quella qualunque aderenza, che le molecole del fluido aver possono colle pareti del tubo, come pure da quella forza, che ne' tubi minimi o *capillari* è già conosciuta, la quale opponendosi alle comuni leggi dell' Idrostatica altera e diversifica la pressione del fluido quando con diminuirne l'energia, quando con sospenderne l'esercizio.

## T E O R E M A I.

4. In un vaso  $ADQB$  di qualunque forma (Fig. 2) pieno di acqua sino in  $BA$ , la pressione, che soffre qualunque minima particella, o elemento delle sue pareti, equivale al peso d'un prisma d'acqua avente per base lo stesso elemento, e per altezza la sua profondità sotto il piano di livello  $AB$ .

K 4

DI-

## DIMOSTRAZIONE.

L'elemento  $DC$  del vaso può avere tre differenti posizioni perchè 1.<sup>o</sup> un tubo prismatico perpendicolarmente applicato al detto elemento può incontrare il piano di livello  $BA$  senza passare pel vaso, come si vede nel tubo  $DCEF$ : 2.<sup>o</sup> può essere parallelo al piano di livello, come  $CDIL$ : 3.<sup>o</sup> può concorrere col piano di livello, passando però attraverso il vaso, siccome accade nel tubo  $CDRS$ .

*Caso 1.<sup>o</sup>* Stando l'acqua così nel tubo  $CDFE$ , come nel vaso comunicante  $AQB$  alla medesima altezza, o allo stesso livello  $BAFN$ , ed essendo tutto equilibrato, ne viene in conseguenza, che il luogo  $DC$  è tanto premuto esteriormente dall'acqua del tubo  $DCFE$ , quanto lo è internamente da quella del vaso, e che però anche interiormente è premuto con uno sforzo, che vale il peso d'un prisma d'acqua compreso sotto la base  $CD$  e sotto un'altezza uguale alla distanza verticale di  $CD$  dal piano di livello.

*Caso 2.<sup>o</sup>* Si pieghi il tubo orizzontale  $CI$  in un altro verticale  $LN$ , che arrivi al piano di livello. Nel tubo  $ONCD$ , e nel vaso comunicante  $AQB$  la superficie superiore dell'acqua stagnante e tranquilla occupa lo stesso piano orizzontale. Laonde  $CD$  è premuto esteriormente dall'acqua contenuta nel tubo ricurvo  $NOCD$ .

*NOCD* colla stessa energia, ond' è premuto internamente dall' acqua del vaso *AQB*. Ma egli è evidente, che *CD* è premuto collo stesso sforzo che *LI*, ovvero il suo uguale *LM*, e che *LM* porta tutto il peso dell' acqua contenuta in *MO*, che lo preme verticalmente, il qual peso appartiene ad un volume d' acqua  $\equiv LM \times MN \equiv CD \times MN$ . Dunque con questo stesso sforzo è altresì premuto interiormente *CD* dall' acqua del vaso.

*Caso 3.º* Si adatti al vaso *AQB* un altro vaso *BCUT* di qualunque figura per modo che entrambi si tocchino in *CD*. L'acqua arriverà in ambedue allo stesso livello, e *CD* farà premuto egualmente così dall' acqua del primo vaso al di dentro, come da quella del nuovo al di fuori, ed a questa seconda pressione equivale pel caso 1.º quella dell' acqua nel tubo *CDRS'*, cioè a dire il peso d' un volume prismatico d' acqua, che ha *CD* per base, e per altezza la distanza del piano di livello. Il che era ec.

## TEOREMA II.

5. In un vaso di qualunque figura *ACDB* (Fig. 3 e 4.) la pressione dell' acqua sul fondo *CD* orizzontale *CD* vale il peso d' un prisma d' acqua avente il fondo stesso per base, e la sua profondità sotto il pian di livello per altezza.

DI-

## DIMOSTRAZIONE.

Ciascun elemento del fondo  $CD$  è premuto col peso d'un volume d'acqua, che si ha moltiplicando l'elemento per la sua profondità sotto il piano di livello  $AB$ , ovvero per la profondità del fondo stesso sotto quel piano. Dunque tutto il fondo porta una pressione equivalente al peso d'una mole di acqua eguale al prodotto del fondo per la sua distanza dalla superficie superiore dell'acqua. Il che era ec.

Di qui si comprende come una picciolissima porzione d'acqua possa esercitare una pressione enorme sopra una data superficie.

## TEOREMA III.

*6. La pressione, che esercita un fluido omogeneo contro una superficie qualunque, ha per misura il peso d'un volume di fluido uguale al prodotto di questa superficie per la distanza del suo centro di gravità dal pian di livello.*

## DIMOSTRAZIONE.

La pressione totale del fluido sopra una superficie qualunque, e comunque situata risulta dalla somma di tutte le pressioni sopra le parti infinitesime, ovvero gli elementi della stessa superficie, che è quanto dire dalla somma de' prodotti di questi elementi, moltiplicati ciascuno per la sua distanza dal pian di livello.

Ma

Ma per la natura del centro di gravità, la somma de' prodotti di ciascun elemento della superficie per la sua distanza da un piano fisso s'agguaglia al prodotto della superficie intera moltiplicata per la distanza del suo centro di gravità dallo stesso piano (\*). Dunque la pressione contro la superficie totale è misurata dal peso di una mole di fluido prodotta dal moltiplicare la superficie per la distanza del suo centro di gravità dalla superficie superiore del fluido. Il che era ec.

Quanto in appresso diremo circa la pressione interna contro le pareti de' vasi dall'acqua contenutavi vale ugualmente, com'è manifesto, per la pressione esterna contro le stesse pareti ne' vasi, o corpi immersi nell'acqua, supposta uguale nell'un caso e nell'altro la rispettiva distanza degli elementi delle pareti dal pian di livello. Dunque

I.

---

(\*) Nella Statica si dimostra il seguente Teorema: sieno più pesi o masse  $M, M', M'', M''',$  ec., e le rispettive distanze dei centri di gravità di esse masse da un piano fisso sieno  $D, D', D'', D''',$  ec., e finalmente la distanza del loro comun centro di gravità dal medesimo piano sia  $\Delta$ ; farà sempre la somma de' prodotti di ciascuna massa moltiplicata per la sua rispettiva distanza dal piano fisso uguale al prodotto della somma di dette masse moltiplicata per la distanza del comun centro di gravità dal piano medesimo, cioè sarà  $MD + M'D' + M''D'' + M'''D''' +$  ec.  $= (M + M' + M'' + M''' + \text{ec.}) \Delta$ .

## I.

*Un vaso prismatico pieno d'acqua tenuto colla base orizzontale soffre nella superficie delle faccie laterali una pressione uguale al peso di tant'acqua, quant'è il prodotto della superficie laterale moltiplicata per la metà dell'altezza del prisma. Ciò è evidente dall'essere il centro di gravità della superficie del prisma alla metà della sua altezza.*

## II.

*Quindi si ricava, che la superficie laterale d'un vaso cubico pieno d'acqua prova una pressione, che vale due volte il peso dell'acqua; e che aggiuntavi la pressione contro la base, la pressione totale ha per misura il triplo del peso dell'acqua.*

## III.

*In un vaso piramidale pieno d'acqua, tenuto colla base orizzontale all'ingiù, e colla cima rivolta all'insù per modo che il pian di livello sia il piano orizzontale, che passa per la cima, la pressione contro la superficie laterale ha per misura il peso di tant'acqua, quanta se ne ha con moltiplicare la detta superficie per due terzi dell'altezza della piramide. In fatti il centro di gravità di quella superficie sta a due terzi dell'altezza della piramide, computando dalla cima.*

## IV.

*Da ciò s'inferisce, che nella stessa piramide sta la pressione contro la superficie a quella contro la base, come stanno due terzi della superficie alla base.*

## V.

## V.

Che se il vaso piramidale si tiene colla base orizzontale all' insù, e colla cima rivolta all' ingiù, allora la pressione contro la superficie è misurata dal peso di quel volume d'acqua, che risulta moltiplicando la superficie pel terzo dell' altezza della piramide.

## VI.

Dal che si deduce, che questa seconda pressione è la metà della prima; e che essa sta alla pressione fatta contro la base nella prima posizione del vaso, come sta un terzo della superficie alla base.

## VII.

Un vaso cilindrico pieno d'acqua situato con base orizzontale porta nella superficie curva tanta pressione, quanto è il peso d'un volume d'acqua risultante dal moltiplicare quella superficie per la metà dell' altezza del cilindro. Di fatti il centro di gravità della superficie curva del cilindro è nel mezzo della sua altezza.

## VIII.

Da ciò s' inferisce, che nel cilindro retto equilatero la pressione contro la superficie curva è doppia della pressione contro la base; ed aggiunta la pressione contro la base, la pressione totale contro tutta la superficie vale tre volte il peso dell' acqua premente, come appunto nel vaso cubico; e finalmente la pressione totale è sesquialtera della pressione contro la superficie curva.

## IX.

## IX.

*L'acqua, che riempie un vaso conico posato sulla sua base orizzontale, preme la superficie curva con uno sforzo uguale al peso di tant'acqua, quant'è il prodotto di questa superficie moltiplicata per due terzi dell'altezza del cono; perchè il centro di gravità della superficie curva del cono trovasi ai due terzi della sua altezza, contando dalla punta.*

## X.

*Ma se il vaso conico si capovolge, sicchè la base orizzontale sia superiore, allora la pressione contro la superficie curva è la metà della precedente.*

## XI.

*Se il vaso è un cono retto, tenuto nella prima situazione, sta la pressione contro la superficie curva a quella contro la base, come due terzi del lato al semidiametro della base, e al peso dell'acqua, che contiene, sta come il doppio lato allo stesso semidiametro.*

## XII.

*Capovolto il cono retto, in questa seconda situazione sta la pressione contro la superficie curva al peso dell'acqua, come il lato del cono al semidiametro della base.*

## XIII.

*Circoscritto il cono retto al cilindro retto, sta la pressione contro la superficie curva del cono nella prima situazione alla pressione contro la superficie curva del cilindro, come due terzi del lato del cono al lato*

lato del cilindro ; e nella seconda situazione , come un terzo del lato del cono al lato del cilindro .

## XIV.

Supposto il cono equilatero , la pressione contro la superficie curva nella prima situazione è d' un terzo più grande che la pressione contro la base , ed uguaglia quattro volte il peso dell' acqua .

## XV.

La pressione contro la base nella prima situazione del cono equilatero è sesquialtera della pressione contro la superficie curva nella seconda situazione .

## XVI.

L' acqua , che riempie una sfera , ne preme la superficie con uno sforzo , il quale ha per misura il prodotto della superficie moltiplicata pel semidiametro .

## XVII.

La pressione contro la superficie sferica fa tre volte il peso dell' acqua premente .

## XVIII.

Dal n° VIII. si raccoglie , che la pressione contro tutta la premibile superficie del cilindro circoscritto alla sfera è sesquialtera della pressione contro la superficie della sfera . E per tal modo quella proporzione sesquialtera , che ARCHIMEDE con tanta gloria scoprì fra le superficie e le solidità del cilindro circoscritto e della sfera , viene ora qui estesa da noi anche alle pressioni , che soffrono le superficie di questi due corpi o  
riem-

riempiuti d'acqua o immerfi nell' acqua fino alla loro sommità.

*Delle Formole Generali delle Pressioni,*

8. Passiamo ora a rintracciare le formole generali della pressione de' fluidi contro un piano qualunque immerso nel fluido in qualsivoglia positura, come pure contro le superficie curve de' corpi, o de' vasi rotondi generati per rotazione. L'applicazione di queste formole a qualche eletto esempio ci guiderà alla cognizione di alcune eleganti proprietà, che chiameremo *idrostatiche*, delle figure geometriche, che ci sono più familiari.

PROBLEMA I.

*Ritrovare l'espressione generale della pressione dell' acqua contro un piano qualunque, e comunque situato sotto il fluido premente,*

SOLUZIONE.

Fig. 5. Sia il piano  $ABDF$  (Fig. 5.) circoscritto dalla retta orizzontale  $BD$ , dalla  $DF$  perpendicolare alla  $BD$ , dall' altra orizzontale  $FA$ , e da una linea o retta, o curva  $AB$ . Per ritrovare l'inclinazione del piano all' orizzonte, tirisi da  $F$  la retta orizzontale  $FG$  perpendicolare alla  $FA$ , sicchè il piano  $AFG$  sia orizzontale. Essendo ora alla comune sezione  $AF$  dei due piani  $BAFD$ ,  $AFG$ , per-

perpendicolare la  $FG$  nel secondo piano , e la  $FD$  nel primo , farà l'angolo  $GFD$  l'inclinazione del piano proposto all' orizzonte . Suppongasi, che il livello dell' acqua giunga al punto  $N$  della retta prodotta  $DF$  , e guidisi  $NO$  parallela alla  $FG$  : e perchè  $AF$  è perpendicolare così alla  $FD$  come alla  $FG$  , farà anche il piano  $AFG$  perpendicolare al piano  $DFG$  , ovvero  $DNO$  , e però il piano  $DNO$  sarà verticale . Se ora dal punto  $O$  preso ad arbitrio nella retta  $NO$  casca al basso la verticale  $OH$  , si troverà questa nel predetto piano , e taglierà in  $H$  la retta  $DF$  , in  $G$  la  $FG$  . Guidate le ordinate infinitamente prossime  $HM$  ,  $hm$  perpendicolari alla  $FD$  , e posta l' ascissa  $FH = x$  , l' ordinata  $HM = y$  ,  $BD = a$  ,  $DF = b$  ,  $FN = c$  , l'angolo d' inclinazione  $GFD = ONH = \varphi$  , farà  $OH = (c + x) \text{ sen. } \varphi$  , e l' elemento  $Hm$  del piano , moltiplicato per la sua distanza  $HO$  dalla superficie superiore dell' acqua , rappresenterà la pressione elementare contro lo stesso piano , ossia la pressione contro l' elemento  $Hm$  , la quale in conseguenza si troverà  $= (c + x) y dx \text{ sen. } \varphi = (cy dx + yx dx) \text{ sen. } \varphi$  . Cercato quindi l' integrale di questa espressione per modo che esso si annulli insieme colla  $x$  , si otterrà la pressione contro il piano indeterminato  $AFHM$  ; e sostituito  $b$  in vece di  $x$  nel detto integrale , si ha l' intera pressione contro il dato piano  $FABD$  . Il che era ec.

L

Essem-

10. *Esempio I.* Il piano  $ABDF$  sia un rettangolo, e però  $y = a$ . La formola  $\int (cydx + yxdx) \times \text{sen. } \phi$  diventa  $\int (acdx + axdx) \text{sen. } \phi = (acx + \frac{1}{2}ax^2) \text{sen. } \phi$ , dove fatto  $x = b$ , l'intera pressione contro il rettangolo diventa  $(acb + \frac{1}{2}ab^2) \text{sen. } \phi$ .

Se l'acqua non oltrepassa il lato superiore del rettangolo, cioè se  $c = 0$ , la detta pressione si trasforma in  $\frac{1}{2}ab^2 \text{sen. } \phi$ , vale a dire nell'area del rettangolo moltiplicata per la metà dell'altezza dell'acqua sopra il lato inferiore del rettangolo.

Fig. 6. 11. *Esempio II.* Sia il piano proposto un triangolo rettangolo  $AFD$  (Fig. 6) colla punta rivolta in giù, e col lato superiore orizzontale  $FA$ . Sarà dunque  $a = 0$ , e posta  $FA = f$ , nascerà  $y = \frac{f(b-x)}{b}$ . Laonde  $\int (c+x)ydx \times$

$\text{sen. } \phi = \int \frac{f(b-x)}{b} (c+x) dx \text{sen. } \phi$   
 $= \left( fcx + \frac{1}{2}fx^2 - \frac{fcx^2}{2b} - \frac{fx^3}{3b} \right) \text{sen. } \phi$  rappresenterà la pressione contro l'area indefinita  $AFHM$ ; e fatta  $x = b$ , trovasi la pressione contro tutto il triangolo  $= (\frac{1}{2}fcb + \frac{1}{6}fb^2) \text{sen. } \phi$ .

Fig. 7. Se il triangolo ha la punta rivolta in su, e il lato orizzontale all'ingiù, come nella Fig. 7, allora si ha  $y = \frac{ax}{b}$ , e  $\int (c+x)ydx \text{sen. } \phi$

$=$

$$= \int (c + x) \frac{ax}{b} dx \text{ sen. } \varphi = \left( \frac{cax^2}{2b} + \frac{ax^3}{3b} \right) \times$$
  
 sen.  $\varphi$  = alla pressione contro l'area  $FMH$ , e  
 quindi posta  $x = b$ , risulta la pressione contro  
 tutto il triangolo  $= \left( \frac{1}{2} cab + \frac{1}{3} ab^2 \right) \text{ sen. } \varphi$ .

Nella prima situazione del triangolo, supponendo  $c = 0$ , ovvero che il lato del triangolo arrivi al piano di livello, la pressione ricercata diventa  $\frac{1}{6} fb^2 \text{ sen. } \varphi$ , cioè il prodotto del triangolo moltiplicato per un terzo dell'altezza dell'acqua sopra la punta inferiore del triangolo.

Nella seconda situazione, fatto lo stesso supposto di  $c = 0$ , la pressione si muta in  $\frac{1}{9} ab^2 \text{ sen. } \varphi$ , cioè nell'area del triangolo moltiplicata per due terzi dell'altezza dell'acqua sopra il lato orizzontale inferiore.

12. *Esempio III.* Cerchisi la pressione contro il semicircolo  $FMD$  (Fig. 8), il di cui dia- Fig. 8.  
 metro  $FD = b$ ,  $a = 0$ ,  $y = \sqrt{bx - x^2}$ ,  
 $x dx = \frac{1}{2} b dx - y dy$ . Perciò si ha  $\int (cy dx + yx dx) \text{ sen. } \varphi = \int (c + \frac{1}{2} b) \text{ sen. } \varphi y dx$   
 $= \int y^2 dy \text{ sen. } \varphi = (c + \frac{1}{2} b) \cdot FHM \cdot \text{sen. } \varphi$   
 $= \frac{1}{3} y^3 \text{ sen. } \varphi$ , e la pressione totale contro il  
 semicircolo risulta  $= (c + \frac{1}{2} b) \cdot FMD \cdot \text{sen. } \varphi =$   
 $(c + \frac{1}{2} b) \frac{b^2 \pi}{8} \text{ sen. } \varphi$ , posta  $1 : \pi$  la ragione  
 del diametro alla circonferenza; e il doppio di  
 questo valore somministra la pressione contro  
 tutto il cerchio  $FMDR$ .

13. *Esempio IV.* Sia il piano dato un quadrante  $GCD$ , il di cui semidiametro superiore  $GC$  sia orizzontale, ed  $= b$ ,  $CH' = x$ ,  $H'M' = y$ ,  $a = 0$ . Per la natura del cerchio si ha  $y^2 = b^2 - x^2$ , ed  $y dy = -x dx$ . Dunque  $\int (cy dx + yx dx) \times \text{sen. } \varphi = \int cy dx \text{ sen. } \varphi - \int y^2 dy \text{ sen. } \varphi = c \text{ sen. } \varphi \cdot GCH'M' - \frac{1}{2} y^3 \text{ sen. } \varphi + \text{cost.} = c \cdot GCH'M' \cdot \text{sen. } \varphi + (\frac{1}{2} b^3 - \frac{1}{2} y^3) \text{ sen. } \varphi =$  alla pressione contro l'area indefinita  $GCH'M'$ ; e però la pressione contro tutto il quadrante  $GCD$  sarà  $= c \cdot GCD \cdot \text{sen. } \varphi + \frac{1}{2} b^3 \text{ sen. } \varphi = \left( \frac{c\pi}{4} + \frac{1}{3} b \right) b^2 \text{ sen. } \varphi$ , e questa raddoppiata dà la pressione contro il semicircolo  $GRD$ .

14. *Esempio V.* Sia il quadrante  $GFC$ , che ha il semidiametro inferiore orizzontale  $GC$ ; se ne dimanda la pressione. Si ha  $CG = CF = b$ ,  $FH = x$ ,  $HM = y$ ,  $y^2 = 2bx - x^2$ ,  $x dx = b dx - y dy$ . Adunque  $\int (cy dx + yx dx) \text{ sen. } \varphi = \int (c + b) y dx \text{ sen. } \varphi - \int y^2 dy \text{ sen. } \varphi = (c + b) \cdot FMH \cdot \text{sen. } \varphi - \frac{1}{2} y^3 \text{ sen. } \varphi =$  alla pressione contro lo spazio indeterminato  $FMH$ . Laonde la pressione totale contro il quadrante diventa  $\left( \frac{(c+b)\pi}{4} - \frac{1}{3} b \right) b^2 \text{ sen. } \varphi$ , e il doppio esprime la pressione contro il semicircolo  $GFR$  col diametro inferiore orizzontale.

15. *Esempio VI.* Sia lo spazio parabolico  $FBD$  (Fig. 9) compreso dall'ordinata inferiore orizzontale  $BD = a$ , e dall'ascissa  $DF = b$ . Supposto

posto  $p$  il parametro della parabola si ha  $y = \sqrt{px}$ . Dunque  $\int (cydx + yxdx) \text{ sen. } \varphi$

$$= \int c p^{\frac{1}{2}} x^{\frac{3}{2}} dx \text{ sen. } \varphi + \int p^{\frac{1}{2}} x^{\frac{3}{2}} dx \text{ sen. } \varphi =$$

$$\left( \frac{2}{5} cx \sqrt{px} + \frac{2}{7} x^2 \sqrt{px} \right) \text{ sen. } \varphi = \frac{2}{5} cxy \text{ sen. } \varphi$$

$$+ \frac{2}{7} x^2 y \text{ sen. } \varphi = \text{alla pressione contro lo spazio } FMH \text{ indefinito; e però la pressione contro tutto lo spazio } FBD \text{ trovasi } \left( \frac{2}{5} cba + \frac{2}{7} b^2 a \right) \text{ sen. } \varphi,$$

e il doppio rappresenta la pressione contro lo spazio parabolico  $BOF$  colla doppia ordinata inferiore orizzontale  $BO$ .

16. *Esempio VII.* Vogliasi la pressione contro lo spazio parabolico  $ADF$  (Fig. 10) circoscritto superiormente dall'ordinata orizzontale  $FA = a$ , e dall'ascissa  $FD = b$ . Essendo  $FH = x$ , ed  $HD = b - x$ , l'equazione della parabola trovasi essere  $y^2 = p(b - x)$ . Adunque  $\int (cydx + yxdx) \text{ sen. } \varphi = \int cdx \sqrt{(pb - px)} \text{ sen. } \varphi + \int xdx \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)}$ . Pongasi ora  $\sqrt{(pb - px)} = u$ , ed è  $\int cdx \text{ sen. } \varphi \cdot \sqrt{(pb - px)} + \int xdx \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)} = \int - \frac{2cu^2 du \text{ sen. } \varphi}{p}$

$$+ \int - \frac{2bu^2 du \text{ sen. } \varphi}{p} + \int \frac{2u^4 du \text{ sen. } \varphi}{p^2} = -$$

$$\frac{2cu^3 \text{ sen. } \varphi}{3p} - \frac{2bu^3 \text{ sen. } \varphi}{3p} + \frac{2u^5 \text{ sen. } \varphi}{5p^2} + \text{cost.}$$

$$= \frac{2p}{3(p^2 - pb)} \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)} - \frac{2p}{3p^2} \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)}$$

$$- \frac{2(c + b)(pb - px) \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)}}{3p} + \text{cost.}$$

L3

$$= \frac{2}{3} b (c + b) \text{ sen. } \varphi \sqrt{pb} - \frac{2}{3} b^2 \text{ sen. } \varphi \sqrt{pb}$$

$$+ \frac{2 (pb - px)^2 \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)}}{5p^2}$$

$$- \frac{2 (c + b) (pb - px) \text{ sen. } \varphi \sqrt{(pb - px)}}{3p}, \text{ per-}$$

chè svanisce la pressione annullandosi la  $x$ . Questo valore esprime la pressione contro lo spazio indefinito  $FAMH$ , e sostituendo in esso  $b$  per  $x$  risulta la pressione totale contro lo spazio parabolico  $FAD = \frac{(10bc + 4b^2) \text{ sen. } \varphi \sqrt{pb}}{15}$ , e dal doppio di questo valore si ha la pressione contro lo spazio  $FADQ$ .

Fig. 11. 17. *Esempio VIII.* Cerchisi la pressione contro la semiellisse  $FBD$  (Fig. 11) situata coll'asse minore  $BQ$  orizzontale. Chiamato  $a$  l'asse maggiore  $FD$ ,  $b$  l'asse minore  $BQ$ , la proprietà dell'ellisse somministra l'equazione  $a^2 y^2 = b^2 (ax - x^2)$ , e quindi  $x dx = \frac{1}{2} a dx - \frac{a^2 y dy}{b^2}$ . Laonde sarà la pressione contro lo spazio indefinito  $FMH = \int (cy dx + yx dx) \text{ sen. } \varphi = \int (c + \frac{1}{2} a) y dx \text{ sen. } \varphi - \int \frac{a^2 y^2 dy \text{ sen. } \varphi}{b^2} = (c + \frac{1}{2} a) \cdot FMH \cdot \text{sen. } \varphi - \frac{a^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3b^2}$ ; e quindi la pressione totale contro la semiellisse  $= (c + \frac{1}{2} a) \cdot FDB \cdot \text{sen. } \varphi = \frac{1}{8} (c + \frac{1}{2} a) \pi ab \text{ sen. } \varphi$ , il di cui doppio esprime la pressione contro tutta l'ellisse in questa

questa situazione , cioè coll' asse minore orizzontale .

18. *Esempio IX.* Sia da trovarsi la pressione contro il quadrante ellittico  $BDO$  , situato col diametro minore orizzontale, e rivolto all' insù. Chiamisi  $\frac{1}{2}b$  il semiasse minore  $BO$  ,  $\frac{1}{2}a$  il maggiore  $OD$  ,  $x$  la  $OH'$  ,  $y$  la  $H'M'$  , e si avrà  $a^2y^2 = b^2 (\frac{1}{4}a^2 - x^2)$  ,  $\frac{a^2ydy}{b^2} = -x dx$  . Perciò  $\int (cydx + yxdx)$  sen.  $\varphi = c . OBM'H'$  sen.  $\varphi - \frac{a^2y^2 \text{ sen. } \varphi}{3b^2} + \text{cost.} = c . OBM'H'$  sen.  $\varphi + \frac{1}{24}a^2b \text{ sen. } \varphi - \frac{a^2y^2 \text{ sen. } \varphi}{3b^2} =$  alla pressione contro l' area indefinita  $OBM'H'$  . Perlocchè la pressione contro tutto il quadrante  $BDO$  sarà  $= c . BDO . \text{sen. } \varphi + \frac{1}{24}a^2b \text{ sen. } \varphi = \frac{1}{16}\pi cab \text{ sen. } \varphi + \frac{1}{24}a^2b \text{ sen. } \varphi$  , e il doppio di questo valore darà la pressione contro la semiellisse  $BDQ$  avente l' asse minore orizzontale rivolto all' insù.

19. *Esempio X.* Se fosse da cercarsi la pressione contro il quadrante ellittico  $FBO$  , situato col semiasse minore orizzontale  $BO$  rivolto all' ingiù , basterebbe nell' equazione (*Esemp. VIII.*)  $(c + \frac{1}{2}a) . FMH \text{ sen. } \varphi - \frac{a^2y^2 \text{ sen. } \varphi}{3b^2}$  sostituire  $\frac{1}{2}b$  in luogo di  $y$  , d' onde nascerebbe

I

$\frac{1}{16} (c + \frac{1}{2} a) \pi ab \text{ sen. } \varphi - \frac{1}{24} a^2 b \text{ sen. } \varphi =$   
 alla pressione contro il quadrante ellittico  $FBO$ ,  
 e il doppio di questo valore esprimerebbe la  
 pressione contro la semiellisse  $FBQ$  coll' asse  
 minore orizzontale rivolto in giù.

Fig. 12. 20. *Esempio XI.* Dimandasi la pressione contro  
 la semiellisse  $FBD$  (Fig. 12) situata col se-  
 miaffe maggiore  $BO$  orizzontale, e coll' asse  
 minore  $FD$  inclinato all' orizzonte. Ritenute le  
 denominazioni di prima, trovasi per la natura  
 dell' ellisse  $\frac{b^2 y^2}{a^2} = bx - x^2$ , e però  $x dx = -$   
 $\frac{b^2 y dy}{a^2} + \frac{1}{2} b dx$ . Dunque  $\int (cy dy + yx dx) \text{ sen. } \varphi =$

$(c + \frac{1}{2} b) . FMH . \text{sen. } \varphi - \frac{b^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3 a^2} =$  alla  
 pressione contro lo spazio indefinito  $FMH$ , e  
 e in conseguenza la pressione totale contro la  
 semiellisse risulta  $= \frac{1}{8} (c + \frac{1}{2} b) \pi ab \text{ sen. } \varphi$ , il  
 qual valore duplicato dà la pressione contro  
 tutta l' ellisse  $BFQD$  situata coll' asse maggiore  
 orizzontale e col minore inclinato all' orizzonte.

21. *Esempio XII.* Se vuolsi la pressione contro  
 il quadrante ellittico  $BDO$  col semiasse mag-  
 giore orizzontale rivolto all' insù; posta  $OH' = x$ ,  
 $H'M = y$ , si ha l' equazione  $\frac{b^2 y^2}{a^2} = \frac{1}{2} b^2 - x^2$ ,  
 e quindi  $x dx = - \frac{b^2 y dy}{a^2}$ , e conseguentemente

∫

$\int (cydx + yxdx) \text{ sen. } \varphi = c . OBM'H' . \text{sen. } \varphi -$   
 $\frac{b^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3a^2} + \text{cost.} = c . OBM'H' . \text{sen. } \varphi +$   
 $\frac{1}{24} b^2 a \text{ sen. } \varphi - \frac{b^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3a^2} = \text{alla pressione con-}$   
 tro lo spazio indefinito  $OBM'H'$ ; e però la  
 pressione totale contro il quadrante  $BDO$  sarà  
 $= \frac{1}{16} \pi cab \text{ sen. } \varphi + \frac{1}{24} b^2 a \text{ sen. } \varphi$ , il qual va-  
 lore duplicato rappresenta la pressione contro la  
 semiellisse  $BDQ$  situata coll' asse maggiore oriz-  
 zontale rivolto all' insù .

22. *Esempio XIII.* Se trattasi di trovare la pres-  
 sione contro il quadrante ellittico  $FBO$  situato  
 col semiasse maggiore orizzontale  $BO$  rivolto  
 al basso, allora basta nella formola (*Esemp. XI.*)  
 $(c + \frac{1}{2} b) . FMH . \text{sen. } \varphi - \frac{b^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3a^2}$ , la qua-  
 le rappresenta la pressione contro lo spazio in-  
 definito  $FMH$ , sostituire il quadrante  $FBO$  in  
 vece di  $FMH$ , ed  $\frac{1}{2} a$  in luogo di  $y$ , ed haffi  
 $(c + \frac{1}{2} b) . FBO . \text{sen. } \varphi - \frac{1}{24} b^2 a \text{ sen. } \varphi =$   
 $\frac{1}{16} (c + \frac{1}{2} b) \pi ab \text{ sen. } \varphi - \frac{1}{24} ab^2 \text{ sen. } \varphi = \text{alla}$   
 pressione contro il quadrante ellittico  $FBO$ ; e  
 il doppio di questo valore rappresenta la pressio-  
 ne contro la semiellisse  $FBQ$  situata coll' asse  
 maggiore orizzontale rivolto all' ingiù .

23. *Esempio XIV.* Sia da trovarsi la pressione  
 con-

Fig. 13. contro lo spazio Iperbolico  $FBD$  (Fig. 13) circoscritto dall' ordinata orizzontale inferiormente  $BD = h$ , e dall' ascissa  $FD = k$  inclinata all' orizzonte. Nominando  $a$  l' asse principale dell' Iperbola,  $b$  il conjugato, si fa, l' equazione di questa curva essere  $\frac{a^2 y^2}{b^2} = ax + x^2$ , e quindi  $x dx = \frac{a^2 y dy}{b^2} - \frac{1}{2} a dx$ . Perciò  $\int (cy dx + yx dx) \text{ sen. } \varphi = (c - \frac{1}{2} a) \cdot FMH \cdot \text{sen. } \varphi + \frac{a^2 y^2 \text{ sen. } \varphi}{3b^2} =$  alla pressione contro lo spazio indefinito  $FMH$ . Laonde la pressione totale contro lo spazio proposto  $FBD$  sarà  $= (c - \frac{1}{2} a) \cdot FBD \cdot \text{sen. } \varphi + \frac{a^2 h^3 \text{ sen. } \varphi}{3b^2}$ , e il doppio rappresenterà la pressione contro il doppio spazio  $FBC$ .

24. Esempio XV. Sia finalmente da determinarsi la pressione contro lo spazio iperbolico Fig. 14. inverso  $FBD$  (Fig. 14) compreso superiormente dall' ordinata orizzontale  $FB = h$ , e dall' ascissa  $FD = k$ . Posta pertanto  $FH = x$ ,  $HM = y$ , la proprietà dell' Iperbola somministra l' equazione  $\frac{a^2 y^2}{b^2} = a(k - x) + (k - x)^2 = ak + k^2 - ax - 2kx + x^2$ , dalla quale si ottiene  $x dx = \frac{a^2 y dy}{b^2} + (\frac{1}{2} a + k) dx$ . Adunque  $\int (cy dx + yx dx) \text{ sen. } \varphi = (c + \frac{1}{2} a + k) \cdot FBMH \cdot \text{sen. } \varphi +$

$$+ \frac{a^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3b^2} + \text{cost.} = (c + \frac{1}{2}a + k).FBMH. \text{ sen. } \varphi$$

$$- \frac{a^2 h^3 \text{ sen. } \varphi}{3b^2} + \frac{a^2 y^3 \text{ sen. } \varphi}{3b^2} = \text{alla pressione}$$
 contro lo spazio indefinito  $FBMH$ . Perlocchè la pressione totale contro il dato spazio  $FBD$  trovasi  $= (c + \frac{1}{2}a + k).FBD. \text{ sen. } \varphi - \frac{a^2 h^3 \text{ sen. } \varphi}{3b^2}$ , il doppio di cui esprime la pressione contro il doppio spazio  $BCD$  situato colla doppia ordinata orizzontale rivolta all' insù.

## PROBLEMA II.

25. Nel vaso DAHGFEB (Fig. 15.), che ha per base orizzontale il rettangolo ADCB, e per uno de' suoi lati ha il rettangolo DAHG comunque inclinato all'orizzonte, arriva l'acqua fino ad HF; e in un altro vaso DAHGQPRS situato sulla predetta base prolungata ed avente lo stesso lato DAHG giugne l'acqua fino al punto O: cercasi qual sarà la pressione, che soffre quel lato secondo una sola e medesima direzione.

## SOLUZIONE.

Tirisi per O la verticale  $MON$ ; e sarà (Esemp. I.) la pressione esercitata dall'acqua del primo vaso  $X$  contro il lato rettangolare  $DAHG = DA.AH. \frac{1}{2}MN$ , e la pressione esercitata dall'acqua del secondo vaso  $Z$  contro il lato rettangolare  $OTDA$  sarà  $= DA.AO. \frac{1}{2}MO$ ,  
 ed

ed esercitandosi questa seconda pressione in una direzione opposta alla prima si avrà in conseguenza la pressione contro tutto il lato  $DAHG$  verso una sola e medesima direzione  $= DA \cdot AH \cdot \frac{1}{2} MN - DA \cdot AO \cdot \frac{1}{2} MO$ , ovvero (essendo  $NM:MO::HA:AO$ )  $= \frac{1}{2} MN \cdot DA \cdot AH - \frac{1}{2} \frac{DA \cdot HA \cdot MO^2}{MN} = \frac{DA \cdot AH}{2MN} (MN^2 - MO^2)$ .

Il che era ec.

La suddetta pressione seguita adunque la ragione della differenza dei quadrati di  $MN$  e di  $MO$ , cioè delle altezze dell'acqua ne' due vasi.

### PROBLEMA III.

26. Sopra il piano inclinato  $NMPO$  (Fig. 16.)

Fig. 16. giace il vaso prismatico retto pieno d'acqua  $GADHFECB$ , del quale le due faccie opposte  $GADH$ ,  $BFEC$  sono due trapezj paralleli, simili ed uguali, i di cui lati  $BF$ ,  $CE$ ,  $AG$ ,  $DH$  in questa giacitura del prisma vengono a riuscire verticali, e co' loro estremi  $G$ ,  $H$ ,  $F$ ,  $E$  giungono allo stesso piano orizzontale; cercasi la pressione contro le due faccie rettangole verticali  $BAGF$ ,  $DHEC$ , e quindi lo sforzo, col quale il prisma tenderà a discendere pel piano inclinato.

### SOLUZIONE.

La pressione contro il rettangolo  $GABF$  si è trovata (Esemp. I.)  $= \frac{1}{2} AB \cdot BF^2$ , e quella

quella contro il rettangolo  $DCEH = \frac{1}{2} DC \times CE^2 = \frac{1}{2} AB \cdot CE^2$ ; e queste pressioni esercitandosi in direzioni opposte, risulta la pressione, colla quale il prisma viene orizzontalmente spinto alla discesa,  $= \frac{1}{2} AB (BF^2 - CE^2)$ . Il che era ec.

27 Pongasi  $AB = a$ ,  $BF = b$ , l'angolo d'inclinazione  $MPQ = \omega$ , e tirata l'orizzontale  $CR = FE = f$ , farà l'angolo  $BCR = \omega$ ,  $BR = f \cdot \text{tang. } \omega = BF - FR = BF - CE$ , cioè  $CE = b - f \cdot \text{tang. } \omega$ . Sarà dunque il trapezio  $BFEC = \frac{1}{2} FE (BF + CE) = \frac{1}{2} f (2b - f \cdot \text{tang. } \omega)$ , e quindi il volume del prisma  $= \frac{1}{2} af (2b - f \cdot \text{tang. } \omega)$ . Dicsi  $Q$  il peso di questo prisma pieno d'acqua; e poichè abbiamo la pressione orizzontale, tendente a far discendere il prisma  $= \frac{1}{2} a [b^2 - (b - f \cdot \text{tang. } \omega)^2] = \frac{1}{2} a f \cdot \text{tang. } \omega (2b - f \cdot \text{tang. } \omega)$ , sarà perciò una tal pressione  $= Q \cdot \text{tang. } \omega$ .

28 Chiamato  $q$  il peso del vaso prismatico vuoto, è noto dalla Statica, che un peso  $Q + q$  situato sovra il detto piano inclinato viene tenuto in equilibrio sul piano stesso da una forza orizzontale  $= (Q + q) \text{tang. } \omega$ . Ma per tenere in equilibrio il detto prisma pieno d'acqua, non basta una forza orizzontale, la quale sostenga sul piano inclinato il peso  $Q + q$  di quel prisma, richiedendosi inoltre un'altra forza per equilibrare la pressione

orizzontale  $Q$ . tang.  $\omega$ . Conseguentemente il prisma viene sostenuto sul piano inclinato da una forza orizzontale  $= (2Q + q) \times \text{tang. } \omega$ ,

## S C O L I O.

29 Avvertasi qui, che non si è voluto tener conto di quella pressione orizzontale, che risulta dalla pressione contro la base  $ADCB$ , la qual pressione orizzontale riscontrasi eguale e contraria alla già ritrovata, siccome appunto dee succedere, essendo noto, che le pressioni orizzontali si annullano sempre in tutti i vasi, o corpi esposti alla pressione dell'acqua. Rappresenti in fatti il trapezio  $BFEC$  la sezione verticale fatta con un piano verticale e perpendicolare alle due faccie  $GB$ ,  $HC$ ; e la pressione contro la base  $BC$  del trapezio espressa dalla normale  $TX$  si risolva nella verticale  $TY$ , e nella orizzontale  $XY$ , e starà  $TX : XY :: BC : BR$ , e però  $XY = \frac{TX \cdot BR}{BC}$ . Siccome poi la pressione  $TX = BC \cdot \frac{1}{2} (BF + CE)$ , sarà  $XY = \frac{1}{2} (BF + CE) \cdot BR = \frac{1}{2} (BF + CE) \cdot (BF - CE) = \frac{1}{2} BF^2 - \frac{1}{2} CE^2$ , e questa moltiplicata per  $AB$  dà la pressione orizzontale risultante dalla pressione contro la base  $ADCB$ , che si trova appunto uguale, e contraria alla precedente. E' un errore di non pochi acclamati Scrittori quello di credere, che l'acqua a motivo delle  
pref-

pressioni ; con cui spinge ed incalza secondo tutte le direzioni le pareti de' vasi, che la contengono, possa produrre ne' vasi d' una data forma situati sulle loro basi orizzontali un rovesciamento, o capitombolo, laddove all' opposto la stessa acqua ghiacciata lascia il vaso ritto ed immobile sulla sua base; per modo che sia una differenza essenziale in ordine alla sua stabilità, che il vaso si trovi pieno di acqua fluida, oppure d' acqua ghiacciata. Per togliere un tal pregiudizio, e mostrare, che i due stati opposti dell' acqua, cioè di fluidità, e di solidità non possono cagionare la menoma alterazione o divario nello stato del vaso in riguardo al reggersi sulla sua base, o al rovesciarsi, basterà far vedere che la *risultante* di tutte le pressioni esercitate dall' acqua fluida contro tutte le pareti del vaso perfettamente coincide colla *linea di direzione*, secondo la quale agisce tutto il peso dell' acqua o del ghiaccio. Sia a cagion d' esempio il triangolo verticale *BAC* ( Fig. 25 ) colla base orizzontale *BC*, Fig. 25 e suppongasi la sua aja formata d' uno strato di acqua premente contro i lati del triangolo. Tirisi dalla punta *A* del triangolo sulla base orizzontale prolungata *BC* la perpendicolare *AM*. E' noto, che la base *BC* soffre una pressione  $= BC.AM$ , che questa pressione passa pel punto di mezzo *N* della base, e può rappresentarsi colla retta verticale *QN*. Parimente  
il

il lato  $AB$  risente una pressione  $= \frac{1}{2} AB.MA$ , la quale passa pel centro di pressione  $S$ , che è ai due terzi di  $AB$  contando da  $A$ , come si deduce dalla Teoria del centro di pressione, che esporremo più sotto, e può rappresentarsi colla retta  $IS$  normale ad  $AB$ . Risolta poscia la pressione  $IS$  nella orizzontale  $IO$ , e nella verticale  $OS$  tendente all' insù, trovasi  $OS = \frac{BM.IS}{BA} = \frac{1}{2} BM.MA$ . Così pure se la pres-

sione contro il lato  $AC$ , la quale è  $= \frac{1}{2} AC.AM$ , si concepisce applicata al centro di pressione in  $F$  ai due terzi di  $AC$  contando da  $A$ , e si esprime colla retta  $FR$  perpendicolare ad  $AC$ , e si risolve nell' orizzontale  $RP$ , e nella verticale  $FP$  tendente all' ingiù, se ne deduce tosto  $FP = \frac{CM.FR}{AC} = \frac{1}{2} CM.MA$ . Abbiamo dunque tre forze verticali, che agiscono contro i lati del triangolo, cioè

$$1.^{\circ} + QN = BC.MA,$$

$$2.^{\circ} - OS = - \frac{1}{2} BM.MA,$$

$$3.^{\circ} + FP = \frac{1}{2} CM.MA.$$

La distanza della prima dal punto  $M$  è  $= MC + \frac{1}{2} CB$ ; la distanza della seconda è  $= \frac{2}{3} BM = \frac{2}{3} CM + \frac{2}{3} CB$ ; quella della terza è  $= \frac{2}{3} CM$ . Dunque per la dottrina Statica de' Momenti la distanza della risultante di queste tre forze dallo stesso punto  $M$  sarà

=

$$\begin{aligned}
&= \left( QN ( MC + \frac{1}{2}CB ) + FP. \frac{2}{3}CM - \right. \\
&OS ( \frac{2}{3}MC + \frac{2}{3}CB ) \left. \right) : ( QN + FP - OS ) \\
&= \left( BC. MA ( MC + \frac{1}{2}CB ) + \frac{1}{2}CM. MA. \frac{2}{3}CM \right. \\
&- \frac{1}{2}BM. MA ( \frac{2}{3}MC + \frac{2}{3}CB ) \left. \right) : \left( BC. MA \right. \\
&+ \frac{1}{2}CM. MA - \frac{1}{2}BM. MA \left. \right) = \left( BC ( MC + \right. \\
&\frac{1}{2}CB ) + \frac{1}{3}CM^2 - \frac{1}{2}(BC + CM) ( \frac{2}{3}CM + \\
&\frac{2}{3}CB ) \left. \right) : \left( \frac{1}{2}BC \right) = \frac{2}{3}MC + \frac{1}{3}BC.
\end{aligned}$$

Ora questa distanza è appunto quella della linea di *direzione* *EG* dal detto punto *M*; poichè venendo essa condotta verticalmente dal centro di gravità *E* del triangolo posto ai due terzi della *AN* che biparte la base, viene ad essere, a motivo di  $AE = \frac{2}{3}AN$ ,  $GM = \frac{2}{3}NM = \frac{2}{3}MC + \frac{2}{3}CN = \frac{2}{3}MC + \frac{1}{3}CB$ . Dunque la *risultante* di tutte le pressioni contro il perimetro del triangolo coincide colla *linea di direzione*

#### PROBLEMA IV.

30 *Determinare la pressione dell'acqua contro le pareti curve de' vasi rotondi, ossia di rotazione.*

#### SOLUZIONE.

Rotifi la linea *AMP* ( *Fig. 17.* ) intorno all'asse verticale *BD*, e descriva un vaso ro-

*M*

con-

tondo, il quale riempiasi d'acqua. Si cerca la pressione sopra la superficie curva del vaso. Condotte le ordinate ortogonali infinitamente vicine  $MN$ ,  $mn$ , e fatta  $PD = a$ ,  $AB = b$ ,  $BD = c$ ,  $BF = x$ ,  $MF = y$ ,  $AM = s$ , ed  $1 : \pi =$  al rapporto del diametro alla circonferenza del cerchio, sarà  $2\pi y =$  alla circonferenza del cerchio, che ha  $MF$  per raggio; e però l'elemento della superficie curva del vaso sarà  $= 2\pi y \cdot Mm = 2\pi y ds$ , e la pressione contro questo elemento sarà  $= 2\pi y x ds = 2\pi y x \sqrt{(dx^2 + dy^2)}$ . Quindi integrata questa pressione elementare per modo che l'integrale si annulli colla  $x$ , si ottiene la pressione contro la superficie indefinita  $AMNC$ ; e posto poi  $c$  per  $x$  nell'integrale si ha la pressione contro tutta la superficie curva. Il che era ec.

31 Esempio I. Vuolsi conoscere la pressione contro la superficie curva del cono retto troncato. In tal supposto egli è visibile, che la linea  $AMP$  è  $= \sqrt{c^2 + (b-a)^2}$ , cui diremo  $h$ . E' altresì manifesto, che si ha  $s : h :: x : c$ , e perciò  $s = \frac{hx}{c}$ , e  $ds = \frac{hdx}{c}$ . Inoltre egli è visibile, che sta  $b - y : x :: b - a : c$ ; laonde  $y = b - \frac{(b-a)x}{c}$ . Dunque  $\int 2\pi y x ds$

$$= \int \left( 2bx - \frac{2(b-a)x^2}{c} \right) \frac{\pi h dx}{c} =$$

$$\frac{\pi h}{c} \left( bx^2 - \frac{2(b-a)x^3}{3c} \right) = \text{alla pressione}$$

contro la superficie curva indefinita  $AMNC$ . Posto  $c$  in luogo di  $x$  si ricava  $2\pi hc (\frac{1}{2}b + \frac{1}{2}a) =$  alla pressione contro la superficie curva intera del cono troncato.

32 Il valore di questa pressione assegnato da alcuni celebri Idrostatici è palesemente erroneo, e l'errore è nato per aver essi supposto, che due lati del cono troncato infinitamente vicini rinchiudeffero frà di sè sulla superficie del cono un rettangolo, laddove essi comprendono un trapezio di basi parallele.

33 *Esempio II.* Si cerca la pressione contro la superficie curva  $BMILN$  (Fig. 18.) del segmento sferico generato dalla rotazione dell'arco circolare  $BMI$  intorno al diametro verticale  $BD$ . Essendo  $BF = x$ ,  $MF = y$ , e il raggio del circolo  $= r$ , si ha  $y = \sqrt{(2rx - x^2)}$ , e

$$dy = \frac{(r-x) dx}{\sqrt{(2rx - x^2)}}; \text{ e quindi } dx^2 + dy^2 = \frac{r^2 dx^2}{y^2}; \text{ e quindi } ds^2 = \frac{r^2 dx^2}{y^2}, \text{ ovvero } ds = \frac{r dx}{y}; \text{ e quest'ulti-}$$

mo valore surrogato nella formola  $\int 2\pi y x ds$ , ella si trasforma in  $\int 2\pi r x dx = \pi r x^2 =$  alla pressione contro la superficie indefinita  $BMN$ . Siccome poi è  $\pi r x^2 = 2\pi r x \cdot \frac{1}{2}x$ , cioè  $=$  alla superficie del segmento moltiplicata per la metà della saetta, o dell'altezza dell'acqua sopra  $MN$ , perciò un tal prodotto rappresenta la pressione suddetta.

34 *Esempio III.* Se la superficie del segmento sferico fosse  $PDS$  colla base orizzontale rivolta

M 2

all'

all' insù; allora posta  $RU = x$ ,  $UM' = y$ ,  $RD = h$ , e però  $DU = h - x$ , l'equazione del circolo dà  $y = \sqrt{(2r(h-x) - (h-x)^2)}$ ,

$$\text{e quindi } dy = \frac{-rdx + (h-x)dx}{\sqrt{(2r(h-x) - (h-x)^2)}},$$

$$dy^2 + dx^2 = \frac{r^2 dx^2}{y^2}, \quad \sqrt{(dy^2 + dx^2)} =$$

$$ds = \frac{rdx}{y}. \quad \text{Dunque } \int 2\pi y x ds = \int 2\pi r x dx =$$

$\pi r x^2$ , vale a dire la pressione contro la superficie indefinita  $PM'NS$  equivale al prodotto della superficie istessa moltiplicata per la metà della sua saetta, o ascissa  $RU$ , ovvero per la metà dell'altezza dell'acqua sopra  $M'N'$ .

35 Laonde la superficie curva d'un segmento sferico pieno d'acqua, o sia esso a foggia di cupola, o sia rinchiuso fra due cerchi paralleli soffre una pressione, che ha per misura la stessa superficie moltiplicata per la metà della saetta. Osservisi qui, che sempre nel mezzo della saetta trovasi il centro di gravità della superficie curva del segmento.

36 La formola  $\int 2\pi y x ds$  dà la pressione contro la superficie curva del vaso soltanto nell'ipotesi, che l'acqua non oltrepassi l'orlo superiore del vaso, ed abbia  $x$  per altezza sopra l'elemento della superficie: che se l'acqua giungesse più sù della superficie del vaso per modo che l'altezza di quella sopra l'orlo di questo fosse  $= h$ , è chiaro, che in tal caso la formola

mola della pressione diverrebbe  $\int 2\pi y (h+x) ds$ , la quale si tratta con ugual facilità che la prima.

## PROBLEMA V.

37 Nell'argine, o riparo rettangolare OPMN d' un fiume (Fig. 16) giugne l'acqua da OP fino ad IK: cercasi lo sforzo, con cui l'argine sarà spinto dall'acqua orizzontalmente, e quello, con cui sarà spinto dalla medesima all'ingiù verticalmente.

## SOLUZIONE.

Chiamato  $\omega$  l'angolo d'inclinazione MPQ dell'argine,  $PK = a$ ,  $KI = PO = b$ , e la verticale  $KU = h$ , risulta la pressione contro l'argine (Probl. I. Esemp. I.)  $= \frac{1}{2}abh = \frac{bh^2}{2 \text{ sen. } \omega}$ . Ma questa pressione si esercita in una direzione KS perpendicolare al piano dell'argine; perciò se ne faccia la risoluzione nelle due pressioni laterali KL, KZ, quella orizzontale, questa verticale. Ora è noto dalla Statica, che sta  $KS : KL : LS :: 1 : \text{sen. } \omega : \text{cos. } \omega :: \text{Press. perpend.} : \text{Press. orizz.} : \text{Press. vertic.}$  Dunque Press. orizz.  $= \frac{bh^2}{2 \text{ sen. } \omega} \text{ sen. } \omega = \frac{1}{2}bh^2$ ; Press. vertic.  $= \frac{bh^2}{2 \text{ sen. } \omega} \text{ cos. } \omega = \frac{1}{2}bh^2 \cot. \omega$ . Il che era ec.

## P R O B L E M A VI.

38 Una cataratta, ossia una tavola rettangolare verticale chiude in un canale, o cisterna all'acqua l'uscita: cercasi quanta forza sia d'uopo per alzarla, e dar l'esito all'acqua.

## S O L U Z I O N E.

Detta  $b$  la base della cataratta,  $a$  l'altezza,  $c$  la distanza del suo lato superiore dal pian di livello, che si suppone più alto, si fa per le cose già dimostrare, che la pressione contro la cataratta è  $= ab(\frac{1}{2}a + c)$ . Con fissata pressione è dunque direttamente spinta la cataratta contro gl'incastri. Laonde supposto l'attrito una parte  $n^{esima}$  della pressione, risulterà l'attrito della cataratta cogli incastri  $= \frac{1}{2n} ab(a + 2c)$ , ed aggiunto a questo il peso  $p$  della cataratta, vi vorrà una forza  $= \frac{ab(a + 2c) + 2np}{2}$  per far equilibrio colla resistenza della cataratta, e un po' maggiore per sollevarla. Il che era ec.

39 Rea meraviglia il vedere presso alcuni celebri moderni Scrittori di Meccanica, che per calcolare la forza necessaria a sollevare la cataratta non solamente si mette in conto la resistenza dello sfregamento contro gl'incastri, ed il peso della cataratta, ma ben anche la pressione

sione totale esercitata dall' acqua contro il piano della cataratta , e si stabilisce in conseguenza , dover essere la detta forza un po' maggiore della somma di queste tre . Ma essendo la pressione dell' acqua contro la cataratta perpendicolare alla medesima , ed anche alla direzione della forza , che tende a sollevarla , è cosa innegabile , che l' una non può nè punto nè poco impedire l' effetto dell' altra , e non può quindi la pressione entrare nel calcolo , se non per quella parte , che costituisce lo sfregamento .

Se il lato superiore della cataratta giugne al pian di livello , ovvero è  $c = 0$  , egli è evidente , che a misura che la cataratta si va innalzando una minor parte di essa resta esposta alla pressione dell' acqua . Supponghasi innalzata di tanto , che la distanza del suo lato inferiore dal pian di livello sia  $= x$  , e però la pressione in tal caso diventi  $= \frac{1}{2} bx^2$  , e l' attrito  $= \frac{bx^2}{2n}$  . La forza motrice , colla quale la cataratta tende a discendere , qualora venga abbandonata , trovasi  $= p - \frac{bx^2}{2n}$  , e l' acceleratrice  $= 1 - \frac{bx^2}{2np}$  . Perciò chiamato  $t$  il tempo , in cui la cataratta discende per l' altezza  $x$  ,  $v$  la sua velocità nel termine del tempo  $t$  , si avrà

$$\left( 1 - \frac{bx^2}{2np} \right) dt = dv , \text{ cioè , essendo } \frac{dx}{dt} =$$

$\frac{dx}{v}$ , si otterrà  $\left(1 - \frac{bx^2}{2np}\right) dx = v dv$ , ed inte-

grando  $x - \frac{bx^3}{6np} = \frac{1}{2} v^2$ ,  $v = \sqrt{\left(2x - \frac{bx^3}{3np}\right)}$ ,

e quindi

$$dt = \frac{dx}{\sqrt{\left(2x - \frac{bx^3}{3np}\right)}}, \quad t = \int \frac{dx}{\sqrt{\left(2x - \frac{bx^3}{3np}\right)}}.$$

Ma se  $p < \frac{bx^2}{2n}$ , allora la cataratta non discende, e fa d'uopo d'una forza capace di vincer l'attrito per farla discendere. Sia questa forza il peso  $q$ , ed avremo  $q + p - \frac{bx^2}{2n} =$  alla for-

za motrice della discesa, e però  $1 - \frac{bx^2}{2n(p+q)} =$

alla acceleratrice. Laonde  $\left(1 - \frac{bx^2}{2n(p+q)}\right) dx = v dv$ ,

$x - \frac{bx^3}{6n(p+q)} = \frac{1}{2} v^2$ ,  $v = \sqrt{\left(2x - \frac{bx^3}{3n(p+q)}\right)}$ ,

$$t = \int \frac{dx}{\sqrt{\left(2x - \frac{bx^3}{3n(p+q)}\right)}}.$$

40 Qualora vogliasi sollevare la cataratta, dicasi  $f$  la forza impiegata per sollevarla, e sia  $a - x$  la di lei salita nel tempo  $t$  colla velocità  $v$ . La forza motrice della salita farà dunque

$f$

$f + p = \frac{bx^2}{2n}$ , e però  $\frac{2nf - 2np - bx^2}{2n(f + p)}$  sarà la forza acceleratrice. Conseguentemente si ottiene  $\frac{(2nf - 2np - bx^2)dx}{2nf + 2np} = vdv$ , e quindi

$$\frac{(2nf - 2np)x - \frac{1}{3}bx^3}{2nf + 2np} = \frac{1}{2}v^2 + \text{cost.}, \text{ ed ef-}$$

sendo  $v = 0$  quando  $x = a$ , si ha

$$v^2 = \frac{(2nf - 2np)(x - a) + \frac{1}{3}b(a^3 - x^3)}{n(f + p)},$$

cioè

$$v = \sqrt{\frac{(2nf - 2np)(x - a) + \frac{1}{3}b(a^3 - x^3)}{n(f + p)}};$$

e finalmente

$$t = \int \frac{dx \sqrt{[n(f + p)]}}{\sqrt{[(2nf - 2np)(x - a) + \frac{1}{3}b(a^3 - x^3)]}}.$$

### *Del centro di Pressione.*

41. Una cosa degna di considerazione nella Dottrina della pressione dei fluidi è quella, che riguarda il *Centro di pressione*. Dicesi pertanto Centro di pressione quel punto della superficie premuta, nel quale si concepisce concentrata e raccolta l'intera pressione, che è distribuita e dispersa per tutti i punti della superficie; ovvero quel punto, al quale applicata una forza uguale e contraria all'intera pressione bilancia e distrugge tutto l'effetto di questa, per modo che

che se la pressione tende ad imprimere alla superficie un moto qualunque, la forza uguale e contraria applicata al centro della pressione impedisce e distrugge un tal moto.

## PROBLEMA VII.

Fig. 19. 42. Ritrovare il centro di pressione di qualunque superficie piana  $BAFG$  (Fig. 19) divisa in due parti uguali e simili dalla linea delle ascisse  $MI$ , ed immersa dentro un fluido omogeneo a qualunque profondità, e sotto qualunque inclinazione al pian di livello, purchè le ordinate  $AM$ ,  $CE$ , ec. siano parallele al detto piano.

## SOLUZIONE.

La comune sezione del pian di livello, e del piano proposto  $GFAB$  prodotto sia la retta  $OQ$ , e condotte le due doppie ordinate infinitamente prossime  $CD$ ,  $cd$ , lo spazietto  $CDdc$  farà l'elemento dell'area indefinita  $ACDB$ . Ora questo elemento soffre dal fluido, che vi gravita sopra, una pressione equivalente al peso d'un volume di fluido, che nasce dal moltiplicare l'elemento per la sua distanza dal pian di livello, la qual distanza è per ipotesi la stessa per tutti i punti di detto elemento. Si conduca  $EO$  normale ad  $OQ$ , e dal punto  $O$  si guidi nel pian di livello la  $OR$  normale all'istessa  $OQ$ , e finalmente alla  $OR$  s'innalzi dal punto  $E$  la perpendicolare  $ER$ : egli è manifesto, che  
 $ER$

*ER* sarà la mentovata distanza, ed *EOR* l'angolo d'inclinazione del dato piano all'orizzonte; e conseguentemente l'elemento *CDdc* moltiplicato per *ER* rappresenta la pressione elementare contro il piano indefinito *CABD*. Considerata pertanto questa pressione elementare a guisa d'un peso, il quale si riferisce alla retta *OQ* come all'asse de' momenti, risulta per le dottrine della Statica il momento della pressione elementare con moltiplicare questa per la distanza *EO* dall'asse de' momenti. Presa dunque sulla linea delle ascisse la  $ME = x$ , l'ordinata  $EC = y$ ,  $MN = a$ , l'angolo delle coordinate ovvero  $ENO = \varphi$ , l'inclinazione del piano all'orizzonte, ossia l'angolo  $EOR = \omega$ , si ottiene  $EO = (a + x) \text{ sen. } \varphi$ ,  $ER = (a + x) \times \text{sen. } \varphi \text{ sen. } \omega$ ,  $CDdc = 2ydx \text{ sen. } \varphi$ . Laonde il momento della pressione elementare trovasi  $= 2ydx (a + x)^2 \text{ sen. } \omega \text{ sen. }^2 \varphi$ ; e quindi la somma de' momenti delle pressioni nell'area indefinita *ABDC* sarà  $= \int 2ydx (a + x)^2 \text{ sen. } \omega \times \text{sen. }^2 \varphi$ . Una tal somma per le dottrine della Statica debb'essere uguale al momento, che ha tutta la pressione esercitata contro l'area medesima *ABDC*, qualora essa pressione si concepisca concentrata e raccolta nel centro di pressione, e riferita all'istesso asse *OQ*. Perciò essendo tutta la pressione contra l'area indefinita  $= \int 2ydx (a + x) \text{ sen. } \omega \text{ sen. }^2 \varphi$ , se si chiama  $\Delta$  la distanza del centro di pressione dall'asse de'

de' momenti si avrà l'ugualtà  $\int 2ydx (a+x)^2 \times$   
 sen.  $\omega$  sen.<sup>2</sup>  $\varphi = \Delta \int 2ydx (a+x)$  sen.  $\omega$  sen.<sup>2</sup>  $\varphi$ ,  
 e conseguentemente  $\Delta = \frac{\int ydx (a+x)^2 \text{ sen. } \varphi}{\int ydx (a+x)}$ .

Ritrovata per tal modo la distanza del centro di pressione dall'asse de' momenti, ed essendo altronde evidente, che non può il detto centro uscire dalla linea delle ascisse  $MI$ , la quale divide per ipotesi il dato piano in due parti simili, ed uguali, resterà in conseguenza determinata la posizione del centro di pressione. Il che era ec.

43. Supposte le ordinate ortogonali, cioè  $\varphi = 90^\circ$ , ed oltracciò  $a = 0$ , il valore di  $\Delta$  si trasforma in quest' altro più semplice  $\frac{\int yx^2 dx}{\int yx dx}$ .

44. *Esempio I.* Cercasi il centro di pressione nel parallelogrammo  $ABGF$  (Fig. 20) nell'ipotesi, che il suo lato superiore  $AB$  sia nel pian di livello. Dicasi  $ME = x$ ,  $CE = AM = y = b$ ,  $MI = c$ . Si avrà per l'area indefinita  $ACDB$  il valore di  $\Delta =$

$$\frac{\int bx^2 dx \text{ sen. } \varphi}{\int bxdx} = \frac{\frac{2}{3}bx^3 \text{ sen. } \varphi}{\frac{1}{2}bx^2} = \frac{2}{3}x \text{ sen. } \varphi, \text{ e per}$$

tutto il parallelogrammo  $FABG$  si avrà  $\Delta = \frac{2}{3}c \text{ sen. } \varphi$ , cioè il centro  $P$  di pressione si trova a due terzi di  $MI$  contando da  $M$ , posciachè  $MP$  è  $= \frac{2}{3}MI$ .

Nel parallelogrammo  $QABR$ , la di cui base

base passa per  $P$  centro di pressione del dato, trovasi del pari il centro di pressione in  $O$  a due terzi di  $MP$ , cioè a quattro noni di  $MI$ , essendo  $MO = \frac{2}{3}MP = \frac{2}{3} \cdot \frac{2}{3}MI = \frac{4}{9}MI$ . La distanza  $OP$  de' due centri di pressione  $O$ ,  $P$  è  $= \frac{2}{3}MI$ .

Volendosi poi il centro di pressione nel parallelogrammo  $FQRG$ , il di cui lato superiore  $QR$  passa pel centro di pressione del dato  $FABG$ , convien ricorrere alla formola

$$\frac{\int y(a+x)^2 dx \operatorname{sen.} \varphi}{\int y(a+x) dx}, \text{ e porre } a = MP = \frac{2}{3}c,$$

$$\text{dove si raccoglie } \Delta = \frac{\int b(\frac{2}{3}c+x)^2 dx \operatorname{sen.} \varphi}{\int b(\frac{2}{3}c+x) dx}$$

$$= \frac{(\frac{4}{9}c^2x + \frac{2}{3}cx^2 + \frac{1}{9}x^3) \operatorname{sen.} \varphi}{\frac{2}{3}cx + \frac{1}{2}x^2} =$$

$$\frac{\frac{2}{3}(4c^2 + 6cx + 3x^2) \operatorname{sen.} \varphi}{4c + 3x}. \text{ E perciò po-}$$

$$\text{sto } x = PI = \frac{1}{3}c, \text{ risulta } \Delta =$$

$$\frac{\frac{2}{3} \operatorname{sen.} \varphi (4c^2 + 2c^2 + \frac{1}{9}c^2)}{4c + c} =$$

$$\frac{2}{3} \cdot \frac{19c \operatorname{sen.} \varphi}{15} = \frac{38}{45}c \operatorname{sen.} \varphi; \text{ e in conseguenza il}$$

centro  $U$  di pressione del parallelogrammo  $QG$  è situato ai  $\frac{38}{45}$  della retta  $MI$ , contando da  $M$ .

Di qui si deduce, che  $PU$  è  $= \frac{8}{15}PI$ .

Stan-

Stando sempre a quest' esempio, egli è manifesto, che essendo nel parallelogrammo  $AG$  il centro di pressione in  $P$ , e però uguali i momenti intorno a  $P$ , rimarrà fisso ed immobile il parallelogrammo qualora sia puntellato in  $P$ .

Se si costruirà una cataratta parallelogramma  $AG$  avente i lati  $AB$ ,  $FG$  orizzontali, e questa mobile intorno a due assi piantati in  $Q$  ed in  $R$ , estremità della orizzontale  $QR$ , la quale passa per  $P$  ai due terzi di  $MI$ , la cataratta rimarrà chiusa tutte le volte, che l'acqua ascenderà fino al lato superiore  $AB$ ; il che è manifesto dalle cose precedenti: per lo contrario ella si aprirà rotandosi intorno agli assi  $Q$  ed  $R$  tanto se l'acqua non arriverà fino in  $AB$ , quanto se oltrepasserà  $AB$ . Imperciocchè se l'acqua resta al di sotto di  $AB$ , per esempio in  $CD$ , il centro di pressione del parallelogrammo  $CG$  trovasi ai due terzi di  $EI$ , come  $P$  è ai due terzi di  $MI$ ; è però il predetto centro di pressione calca al di sotto di  $P$ : onde avviene, che la cataratta per la spinta dell'acqua è costretta a rotarsi intorno ai due assi, la parte inferiore  $QG$  volgendosi dal di dentro al di fuori, e la superiore  $QB$  dal di fuori al di dentro per riguardo al luogo occupato dall'acqua. Che se l'acqua oltrepassa  $AB$ , e giugne fino in  $K$ , allora ricorrendo alla formola

f

$\frac{f y (a+x)^2 dx \text{ sen. } \varphi}{f y (a+x) dx}$ , e posto  $KM = a, y =$

$b$ , si ottiene  $\Delta = \frac{f(a+x)^2 dx \text{ sen. } \varphi}{f(a+x) dx} =$

$\frac{(a^2 + ax + \frac{1}{2} x^2) \text{ sen. } \varphi}{a + \frac{1}{2} x}$ , e fatto  $x = c$ ,

si ha  $\Delta = \frac{(a^2 + ac + \frac{1}{2} c^2) \text{ sen. } \varphi}{a + \frac{1}{2} c}$ . Laon-

de se  $O$  è il centro di pressione della cataratta  $AG$  in questa ipotesi, sarà  $KO = \frac{a + ac + \frac{1}{2} c^2}{a + \frac{1}{2} c}$ ,

valore manifestamente minore di  $a + \frac{2}{3} c$ , vale a dire di  $KP$ . Dunque il centro di pressione della cataratta in questo caso casca al di sopra di  $P$ , e conseguentemente l'urto dell'acqua obbliga la cataratta ad aprirsi, e a volgersi intorno agli assi, movendosi in fuori la parte superiore  $QB$ , e in dentro l'inferiore  $QG$ .

45 *Esempio 11.* Si vuol sapere il centro di pressione nel piano triangolare  $FMG$  (*Fig. 21*) situato colla base orizzontale all'ingiù. Essendo

in questo caso  $CE = y = \frac{bx}{c}$ , si sostituisce

questo valore nella formola  $\frac{f y (a+x)^2 dx \text{ sen. } \varphi}{f y (a+x) dx}$ ,

e si ottiene  $\Delta = \frac{f(a+x)^2 x dx \text{ sen. } \varphi}{f(a+x) x dx} =$

( $\frac{1}{2}$

$$\frac{(\frac{1}{2}a^2 + \frac{2}{3}ax + \frac{1}{4}x^2) \text{ sen. } \varphi}{\frac{1}{2}a + \frac{1}{3}x} =$$

$$\frac{(6a^2 + 8ax + 3x^2) \text{ sen. } \varphi}{6a + 4x}, \text{ e fatto } x = c$$

$$= MI, \text{ si ha per tutto il piano triangolare}$$

$$FMG, \Delta = \frac{(6a^2 + 8ac + 3c^2) \text{ sen. } \varphi}{6a + 4c}.$$

Se il pian di livello passa pel vertice  $M$  del triangolo sicchè sia  $MK = a = 0$ , risulta  $\Delta = \frac{2}{3}c \text{ sen. } \varphi$ , il che indica, che in questo supposto il centro di pressione trovasi a tre quarti di  $MI$  contando d'alto in basso.

Situato il triangolo colla base orizzontale rivolta all'insù (Fig. 22.), e fatta  $KM = a$ ,  $MA = b$ ,  $MI = c$ ,  $ME = x$ ,  $EC = y = \frac{b}{c}(c - x)$ , la formola  $\frac{\int y(a+x)^2 dx \text{ sen. } \varphi}{\int y(a+x) dx}$

$$\text{diventa } \frac{\int (c-x)(a+x)^2 dx \text{ sen. } \varphi}{\int (c-x)(a+x) dx} =$$

$$\frac{\int (a^2c + 2acx - a^2x + cx^2 - 2ax^2 - x^3) dx \text{ sen. } \varphi}{\int (ca + cx - ax - x^2) dx} =$$

$$\frac{(a^2c + acx - \frac{1}{2}a^2x + \frac{1}{3}cx^2 - \frac{2}{3}ax^2 - \frac{1}{4}x^3) \text{ sen. } \varphi}{ca + \frac{1}{2}cx - \frac{1}{2}ax - \frac{1}{3}x^2}$$

$= \Delta$  per l'area indefinita  $ACDB$ . Quindi fatto  $x = c$ , si ha per tutto il triangolo  $AIB$ ,

$$\Delta = \frac{(6a^2 + 4ac + c^2) \text{ sen. } \varphi}{6a + 4c}; \text{ e se vuolsi,}$$

che l'acqua non ascenda oltre il lato superiore  $AB$ ,

$AB$ , sicchè sia  $a = 0$ , nasce allora  $\Delta = \frac{1}{2}c \text{ sen. } \varphi$ , che è quanto dire, che il centro di pressione trovasi in tal caso nel mezzo della retta  $MI$ .

46. *Esempio III.* Cercasi il centro di pressione nella parabola Apolloniana  $CMD$  (Fig. 23) situata dentro il fluido colle ordinate all'asse orizzontali, e col vertice rivolto in alto. Chiamato  $p$  il parametro,  $y$  la  $CE$ ,  $x$  la  $ME$ , si ha  $y = \sqrt{px}$ ,  $\varphi = 90^\circ$ ,  $MK = a$ . Laonde la formola  $\frac{\int y(a+x)^2 dx \text{ sen. } \varphi}{\int (a^2 \sqrt{px} + 2ax \sqrt{px} + x^2 \sqrt{px}) dx}$  diventa

$$\frac{\int y(a+x) dx}{\int (a^2 \sqrt{px} + 2ax \sqrt{px} + x^2 \sqrt{px}) dx} =$$

$$\frac{\int (a \sqrt{px} + x \sqrt{px}) dx}{\int \left( \frac{2}{3} a^2 x \sqrt{px} + \frac{4}{3} ax^2 \sqrt{px} + \frac{2}{3} x^3 \sqrt{px} \right) dx} =$$

$$\frac{\frac{2}{3} ax \sqrt{px} + \frac{2}{3} x^2 \sqrt{px}}{\frac{2}{3} a^2 x + \frac{2}{3} ax + \frac{2}{3} x^2} = \frac{35a^2 + 42ax + 15x^2}{35a + 21x}$$

$= \Delta$ . Nel caso, che l'acqua non oltrepassi il vertice della parabola, ovvero che sia  $a = 0$ , nasce  $\Delta = \frac{30}{42} x = \frac{5}{7} x$ ; vale a dire il centro di pressione trovasi a cinque settimi dell'ascissa  $ME$  contando dal vertice.

Ma se il piano parabolico si capovolge, e rimanendo colle ordinate orizzontali si riduce col vertice in giù (Fig. 24), allora posta  $MI = c$ ,  $ME = x$ ,  $CE = y$ , l'equazione della parabola somministra  $y = \sqrt{(pc - px)}$ ;  
N ond'

ond'è, che surrogato questo valore nella formola nota, si deduce  $\Delta = \frac{\int dx (a+x)^2 \sqrt{(pc-px)}}{\int dx (a+x) \sqrt{(pc-px)}}$ .

Per poter eseguire le integrazioni richieste, facciamo  $\sqrt{pc-px} = z$ , e si avrà  $x = c - \frac{z^2}{p}$ ,

$dx = -\frac{2zdz}{p}$ ,  $a+x = a+c - \frac{z^2}{p}$ . Perciò

si ricava  $\Delta = \frac{\int -z^2 dz (a+c - \frac{z^2}{p})^2}{\int -z^2 dz (a+c - \frac{z^2}{p})} =$

$\frac{\frac{2}{5p}(a+c)z^5 - \frac{1}{3}(a+c)^2 z^3 - \frac{1}{7p^2} z^7 + \text{cost.}}{\frac{1}{5p} z^5 - \frac{1}{3}(a+c) z^3 + \text{cost.}}$

Laonde sostituendo in quest' espressione il valore di  $z$ , si ottiene  $\Delta = \left( \frac{2}{5p}(a+c)(pc-px)^2 \times \sqrt{(pc-px)} - \frac{1}{3}(a+c)^2(pc-px) \times \sqrt{(pc-px)} - \frac{1}{7p^2}(pc-px)^3 \sqrt{(pc-px)} + \text{cost.} \right) : \left( \frac{1}{5p}(pc-px)^2 \sqrt{(pc-px)} - \frac{1}{3}(a+c)(pc-px) \sqrt{(pc-px)} + \text{cost.} \right)$ .

Per determinare le costanti, avvertasi, che quando è  $x = 0$  svanisce così l'integrale del numeratore, cioè la somma de' momenti, come

me l'integrale del denominatore, cioè la somma delle pressioni. Conseguentemente la cost. del numeratore sarà  $= \frac{1}{2} pc^2 \sqrt{pc} + \frac{1}{2} (a+c)^2 pc \times \sqrt{pc} - \frac{2}{3} (a+c) pc^2 \sqrt{pc}$ , e la cost. del denominatore sarà parimente  $= \frac{1}{2} (a+c) pc \sqrt{pc} - \frac{1}{2} pc^2 \sqrt{pc}$ . Dunque  $\Delta = \left( \frac{1}{2} (a+c) (pc - px) \right)^{\frac{1}{2}}$

$$- \frac{1}{2} (a+c)^2 (pc - px)^{\frac{3}{2}} - \frac{1}{7p^2} (pc - px)^{\frac{7}{2}} + \frac{1}{2} pc^2 \sqrt{pc} + \frac{1}{2} (a+c)^2 pc \sqrt{pc} - \frac{2}{3} (a+c) \times pc^2 \sqrt{pc} : \left( \frac{1}{2} (pc - px)^{\frac{1}{2}} - \frac{1}{2} (a+c) \times (pc - px)^{\frac{3}{2}} + \frac{1}{2} (a+c) pc \sqrt{pc} - \frac{1}{2} pc^2 \sqrt{pc} \right),$$

che dà il centro di pressione per lo spazio indefinito *ACDB*. Se pertanto in questa espressione si assume  $x = c$  per avere il centro di pressione di tutto lo spazio definito *AIB*, si trova dopo le debite trasformazioni  $\Delta =$

$$\frac{8c^2 + 35a^2 + 28ac}{35a + 14c}.$$

Da ciò s' inferisce, che qualora l'acqua non salga oltre l'ordinata *AM*, e però si abbia  $a = 0$ , il centro di pressione è situato a quattro settimi dell'ascissa definita *MI* contando dall'alto. Conseguentemente stando in questo supposto di  $a = 0$ , il centro di pressione nella Parabola diritta è d'un quarto più distante dal pian di livello, che nella Parabola rivoltata.

N 2

SE-



## SEZIONE II.

*Dell' equilibrio de' fluidi e corpi immerfi.*



## TEOREMA IV.

47. *D*alla pressione, che esercita l'acqua su tutti i punti d'un vaso di qualunque forma, dove è contenuta, risulta una pressione verticale all'ingiù uguale precisamente al peso dell'acqua contenuta.

## DIMOSTRAZIONE.

Fig. 26. Rappresentando *AESB* (Fig. 26.) la sezione verticale del vaso, si guidino le rette verticali infinitamente prossime *MX*, *UE*; e nel trapezio *MXEU* i latercoli *MU*, *XE* saranno premuti dall'acqua colle forze espresse dalle rette *MN*, *EI* perpendicolari ai latercoli. Se pertanto si chiama *A* l'altezza del livello *AB* sopra *EX*, *a* l'altezza sopra *MU*, *g* la gravità specifica dell'acqua, nascerà la pressione  $MN = ga$ . *MU*, e la pressione  $EI = gA$ . *EX*. Risolvafi la forza *MN* nelle due *MP* orizzontale, ed *MR* verticale tendente all'insù;

e

e parimente la forza  $EI$  nelle due  $EL$  orizzontale, ed  $EG$  verticale tendente all'ingiù. La similitudine de' triangoli  $MNR$ ,  $PMU$ , ed  $IEG$ ,  $QEX$  somministra le seguenti analogie  $MU : MP :: MN : MR$ ,  $EX : EQ :: EI : EG$ , dalle quali si raccoglie  $MR = ga.MP$ ,  $EG = ga.EQ$ . Dunque dalla pressione  $MN$  contro il latercolo  $MU$  risulta una pressione verticale all'insù, che ha per misura  $ga.MP$ , e dalla pressione  $EI$  contro il latercolo  $EX$  risulta una pressione verticale all'ingiù espressa da  $ga.EQ$ , ovvero  $ga.MP$ ; e da questa togliendo la prima, che le è direttamente contraria, nascerà la pressione verticale all'ingiù ne' due lati insieme  $EX$ ,  $MU$  rappresentata da  $g(A - a).MP$ , cioè dall'area del trapezio  $MUEX$ , ovvero del rettangolo  $MPEQ$ , moltiplicata per la gravità specifica dell'acqua, che è quanto dire dal peso dell'acqua contenuta in detto trapezio. E collo stesso discorso si mostrerà, che ciascuna coppia di latercoli della superficie interna del vaso è premuta verticalmente all'ingiù con una forza, che corrisponde appunto al peso dell'acqua contenuta nel trapezio verticale serrato fra i detti latercoli. Conseguentemente tutta la superficie interna del vaso soffre una pressione verticale all'ingiù, che uguaglia precisamente il peso dell'acqua premente. Il che era ec.

48. Di qui si capisce, perchè i vasi con-

vergenti, sebbene soffrano nel loro fondo una pressione tanto maggiore del peso dell'acqua contenuta, e i divergenti una tanto minore, posti però sulla bilancia o stadera si trovino nè più nè meno di quel peso, che corrisponde all'acqua premente, e alla materia del vaso:

TEOREMA V.

49. *Un solido interamente immerso in un fluido omogeneo a qualunque profondità è spinto dal fluido verticalmente all'insù con tanta forza, quanto è il peso d'un volume di fluido uguale al volume del solido.*

DIMOSTRAZIONE.

Fig. 26. Rappresenti la stessa Fig. 26. una sezione verticale del solido, e fatto il resto come dianzi, i latercoli  $MU$ ,  $EX$  sono premuti esteriormente dall'acqua nelle direzioni normali  $NM$ ,  $IE$ , e con forze espresse da queste rette, dalle quali risultano le pressioni verticali  $RM$ , e  $GE$ , la prima tendente all'ingiù, l'altra all'insù, come è visibile. Quindi ritenute le denominazioni di prima si ha per la spinta risultante all'insù ne' due latercoli insieme la forza  $EG - MR = g(A - a) \cdot EQ$ , vale a dire al peso di tant'acqua, quanta contienfi nel rettangolo  $MPEQ$ , ossia nel trapezio  $MUEX$ . Di qui si fa manifesto, che dalla pressione esterna del fluido contro tutti i punti della

della superficie del solido risulta una spinta verticale all'insù uguale al peso d'un volume di fluido pari al volume del solido. Il che era ec.

## COROLLARIO I.

50. Poichè lo sforzo verticale del fluido, che tende a sollevare il solido immerso, equivale al peso d'un volume di fluido pari al volume del solido, questo perderà tanto del suo peso, quanto è quello del fluido sotto lo stesso volume.

## COROLLARIO II.

51. Se sono uguali le specifiche gravità del fluido e del solido, questo s'immerge tutto nel fluido, ma riman quieto nel luogo, dove da prima vien collocato.

## COROLLARIO III.

52. Se la gravità specifica del solido supera quella del fluido, il solido discende continuamente nel fluido coll'ecceffo del suo peso sopra quello del fluido sotto lo stesso volume.

## COROLLARIO IV.

53. Se la gravità specifica del solido è minore di quella del fluido, il solido soprannuota o galleggia, e si solleva di tanto, che il volume di fluido corrispondente alla parte sommersa non pesi nè più, nè meno di tutto il solido.

## COROLLARIO V.

54. In quest' ultima ipotesi il volume del solido e quello della parte sommersa sono in ragione inversa della gravità specifica del solido, e di quella del fluido: giacchè chiamando  $G$ ,  $V$  la gravità specifica, e il volume del solido, e  $g$ ,  $v$  la gravità specifica del fluido, e il volume della parte immersa, dall' equazione  $GV = gv$  si ha la seguente analogia  $V : v :: g : G$ .

## COROLLARIO VI.

55. Le parti sommerse del medesimo solido in diversi fluidi di maggiore specifica gravità sono in ragione inversa delle gravità specifiche de' fluidi. Di qui l' uso dell' *Areometro*, o *Pesaliquori*.

## COROLLARIO VII.

56. Le perdite di peso, che soffre un solido immerso in diversi fluidi di minore specifica gravità, sono in ragione delle gravità specifiche de' fluidi. Di qui il noto metodo utilissimo di esplorare, e conoscere la specifica gravità di ogni sorte di fluido.

## COROLLARIO VIII.

57. Un vaso, o altro corpo cavo, che col mezzo di varj pesi, che vi si gettano dentro

tto o si estrarono, si fa immergere in differenti fluidi sempre alla medesima profondità, manifesta ne' diversi pesi di tutto il composto la ragione delle specifiche gravità de' fluidi. Di qui il metodo di LEUTMANN per conoscerle (a).

## COROLLARIO IX.

58. L'aria, come fluido pesante, diminuisce ancor essa una parte del peso di tutti i corpi, e il peso, che questi hanno nell'aria, non è il loro peso reale. Essendo però l'aria un fluido rarissimo, cioè circa 850 volte più raro dell'acqua, ci possiamo dispensare di tener conto della diminuzione, che esso cagiona.

## COROLLARIO X.

59. Due corpi di diversa specifica gravità, che si fanno equilibrio nell'aria, non mantengono più l'equilibrio se si immergono in un fluido più denso dell'aria, perdendo quivi una maggior parte di peso il corpo più voluminoso, cioè di minore specifica gravità. Quindi se si avrà da comprare dell'Oro sarà bene scegliere il tempo dell'aria più leggiera, ovvero dello stato più basso del Barometro, avvegnacchè l'Oro è specificamente più grave de' contrappesi d'Ottone: e se per l'opposto si vorrà comprare

---

(a) Comm. Acad. Sc. Petrop. T. V. p. 273.

re delle Pietre preziose, tornerà a conto di farlo in tempo d'aria più pesante, cioè nello stato più alto del Barometro. Ma per l'appunto al contrario dovrà attenerfi chi avrà da vendere Oro, o Pietre preziose.

#### COROLLARIO XI.

60. Dato il peso  $p$  di un corpo, e la sua gravità specifica  $g$  maggiore di quella d'un fluido, la quale sia nota, ed  $= g''$ , si potrà sempre trovare in un'altra materia di data gravità specifica  $g'$  un tal peso  $x$ , che unito al peso  $p$  risulti un tutto, la di cui specifica gravità stia a quella del fluido in data ragione  $m : n$ : Imperciocchè essendo il volume del primo corpo  $\frac{p}{g}$ , il volume del secondo  $\frac{x}{g'}$ , e il volume del composto  $\frac{p}{g} + \frac{x}{g'}$ , sarà il peso del fluido sotto un tal volume  $= \left(\frac{p}{g} + \frac{x}{g'}\right)g''$   
 $= \frac{g''}{g g'}(p g' + g x)$ . Chepperò si farà  $p + x :$   
 $\frac{g''}{g g'}(p g' + g x) :: m : n$ , cioè  $n p g g' +$   
 $n g g' x = m p g' g'' + m g g'' x$ , e per ultimo  $x$   
 $= \frac{p g' (n g - m g'')}{g (m g'' - n g')}$ .

Se a cagion d' esempio si fa il peso del corpo umano  $p = 150$  libb., e le gravi-  
 tà

tà specifiche dell' uomo, dell' acqua, e del sughero come 10, 9,  $2\frac{1}{4}$ , cioè  $g = 10$ ,  $g' = 2\frac{1}{4}$ ,  $g'' = 9$ , e si vuol sapere quante libbre di sughero debba un uomo adattarsi alla vita per equilibrarsi coll' acqua, in tal ipotesi, essendo  $m = n$ , si ricava  $x =$

$$\frac{p g' (g - g'')}{g (g'' - g')} = \frac{150 \cdot 2\frac{1}{4} (10 - 9)}{10 (9 - 2\frac{1}{4})} =$$

$$\frac{675}{135} = 5 \text{ libb.}$$

Di qui l' arte di nuotare, e l' invenzione dello *Scafandro*; intorno a cui può vedersi il libretto del Sig. Ab. CHAPPELLE.

## COROLLARIO XII.

61. Dato il peso assoluto  $p$ , e la gravità specifica  $g$  d' un Misto formato dall' unione di due ingredienti, de' quali sono note le gravità specifiche  $g'$ ,  $g''$ , e supposto, che la mescolanza si faccia senza rarefazione come senza addensamento di parti, sicchè il volume del misto si agguagli alla somma de' volumi degl' ingredienti, si trova subito il peso di ciascun componente. Imperciocchè chiamato  $x$  il peso d' un ingrediente, e però  $p - x$  il peso dell' altro, sarà  $\frac{x}{g'} + \frac{p - x}{g''}$  la somma de' loro volumi, e  $\frac{p}{g}$  il volume del Misto. Quindi si avrà l' equa-

quazione  $\frac{x}{g'} + \frac{p-x}{g''} = \frac{p}{g}$ , cioè  $x = \frac{pg'(g-g'')}{g(g'-g'')}$ , e  $p-x = \frac{pg''(g'-g)}{g(g'-g'')}$ .

Supponendo per esempio, che i due ingredienti sieno oro, ed argento, e le gravità specifiche  $g, g', g''$  del Misto, dell' oro, e dell' argento come 17, 19,  $10\frac{1}{2}$ , e posto di 5 libbre il peso del Misto, trovasi il peso

$$\text{dell' oro} = \frac{5 \cdot 19 \cdot 6\frac{2}{3}}{17 \cdot 8\frac{2}{3}} = \frac{1900}{442} = 4\frac{66}{221} \text{ libb.},$$

$$\text{e il peso dell' argento} = \frac{155}{221} \text{ libb.}$$

Se gl' ingredienti sono più di due, il Problema è indeterminato.

Di qui l' arte di conoscere le monete false e adulterate; e di qui il ripiego, di cui può essersi servito ARCHIMEDE per scoprire la frode dell'Artefice nella Corona del Re Ierone (b).

#### COROLLARIO XIII.

62. Siccome può estendersi ad arbitrio il volume di un corpo, restando lo stesso il suo peso assoluto, perciò non vi ha materia tanto pesante, che non si possa far galleggiare nell'acqua. E se, dato il peso assoluto  $p$  d'una certa materia da ridursi alla forma d'un corpo cavo

---

(b) Vitruv. Lib. IX. Cap. 3.

cavo, la specifica gravità del quale stia alla nota  $g$  dell'acqua in una data ragione  $m : n$ , si dimanda il volume  $x$ , in cui dovrà dilatarsi la data materia, si avrà tostantemente  $m : n :: \frac{p}{x} : g$ ,

$$\text{e quindi } x = \frac{np}{mg}.$$

Si vuole a cagion d'esempio formare una palla cava d'ottone del peso di 10 libbre, e della metà della gravità specifica dell'acqua. Essendo in questo caso  $m = 1$ ,  $n = 2$ ,  $p = 10$  libb.,  $g = \frac{70 \text{ libb.}}{1 \text{ pied. cub.}}$ , si ha  $x = \frac{10 \text{ libb.} \times 1 \text{ pied. cub.}}{70 \text{ libb.}} = \frac{2}{7} \text{ pied. cub.} = 0,2857$ .

Ritrovato il volume  $x$ , per determinare il semidiametro  $r$  della palla, basta assumere  $1 : \pi$  pel rapporto del diametro alla periferia circolare, d'onde si ricava il volume  $x$  della palla  $= \frac{4}{3} \pi r^3$ , e però  $r = \sqrt[3]{\frac{3x}{4\pi}}$ .

Ecco il calcolo numerico.

log.	3	.	.	.	.	.	.	.	.	0,4771213
log.	$x$	.	.	.	.	.	.	.	.	9,4559102
log.	$3x$	.	.	.	.	.	.	.	.	9,9330315
log.	4	.	.	.	.	.	.	.	.	0,6020600
log.	$\pi$	.	.	.	.	.	.	.	.	0,4971499
log.	$4\pi$	.	.	.	.	.	.	.	.	1,0992099
log.	$\frac{3x}{4\pi}$	.	.	.	.	.	.	.	.	8,8338216

log.

$$\log. \sqrt[3]{\frac{3x}{4\pi}} \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad 9,6112738$$

$$\text{Dunque } r = \sqrt[3]{\frac{3x}{4\pi}} = 0,4086.$$

Per rinvenire poi anche la grossezza della crosta metallica, dicasi  $r'$  il semidiametro dell'interna cavità della palla, ed una tal cavità sarà  $\frac{4}{3}\pi r'^3$ , e conseguentemente il volume della crosta  $= \frac{4}{3}\pi (r^3 - r'^3)$ : onde supposta la gravità specifica dell'Ottone 8,349 volte maggiore di quella dell'acqua, cioè  $= 8,349g$ , ne viene  $\frac{4}{3}\pi (r^3 - r'^3) = \frac{p}{8,349g}$ , e conseguentemente  $r' = \sqrt[3]{\left(r^3 - \frac{p}{11,132\pi g}\right)}$ .

Si ha pertanto

log. $r^3$	. . . . .	8,8338216
log. $p$	. . . . .	1,0000000
log. 11,132	. . . . .	1,0465732
log. $\pi$	. . . . .	0,4971499
log. $g$	. . . . .	1,8450980
log. 11,132 $\pi g$	. . . . .	3,3888211
log. $\frac{p}{11,132\pi g}$	. . . . .	7,6111789
$r^3$	. . . . .	0,0682
$\frac{p}{11,132\pi g}$	. . . . .	0,00408
$r^3 - \frac{p}{11,132\pi g}$	. . . . .	0,06412
log.		

$$\log. \left( r^3 - \frac{P}{11,132\pi g} \right) . . . 8,8069935$$

$$\log. \sqrt[3]{\left( r^3 - \frac{P}{11,132\pi g} \right)} . . . . 9,6023312$$

Dunque  $r' = 0,40025$ ; e conseguentemente la grossezza della crolta, cioè  $r - r' = 0,00835$ .

## COROLLARIO XIV.

63. Allorchè si diminuisce il peso d'un corpo immerso in un fluido senza alterarne il volume, si affoggetta con ciò ad ubbidire alla spinta verticale del fluido, che tende a sollevarlo: ond'è, che si può con sommo vantaggio impiegare la spinta verticale dell'acqua per cavare dal fondo del mare, e dei fiumi delle masse pesantissime, che vi si trovano infangate, con attaccarle a de' battelli sprofondati dal carico di corpi pesanti, che successivamente si scaricano e alleggeriscono.

## PROBLEMA VIII.

64. *Un recipiente contiene due sorti di liquori, uno più pesante verso il fondo, l'altro più leggiero superiormente: un solido specificamente più grave del secondo, e meno grave del primo liquore si getta nel recipiente: si dimanda quanto s'immergerà nel fluido inferiore.*

## SOLUZIONE.

Si denominino  $g, g', g''$  le gravità specifiche del fluido inferiore, del solido, e del fluido superiore.

periore,  $v$  il volume del solido,  $x$  quello della parte sommersa, che si vuol ritrovare. Sarà dunque  $v - x$  il volume della parte sommersa nel fluido superiore,  $g''(v - x)$  il peso d'un pari volume di questo fluido,  $gx$  il peso d'un volume del fluido inferiore uguale al volume della parte immersa  $x$ , e finalmente  $g'v$  il peso del solido.

Dovendo pertanto quest'ultimo peso agguagliare la somma degli altri due, da' quali trovasi contrabbilanciato, si ha l'equazione  $g'v = gx + g''v - g''x$ , cioè  $x = \frac{(g' - g'')v}{g - g''}$ . Il che era ec.

#### COROLLARIO.

$$65. \text{ Dal valore di } v - x = \frac{(g - g')v}{g - g''}$$

confrontato con quello di  $x$  si raccoglie, che le parti del solido coperte dai due fluidi sono in ragione inversa delle differenze fra le gravità specifiche del solido, e del fluido relativo alla parte sommersa.

#### PROBLEMA IX.

66. *In una sfera cava, composta di materia omogenea, e galleggiante in un fluido, assumendo per date alcune quantità si cercano le altre.*

#### SOLUZIONE.

Si dica  $r$  il semidiametro della sfera,  $r'$  quel-

quello della cavità, e la saetta del segmento sferico immerso nel fluido,  $n : 1$  il rapporto della gravità specifica della materia componente la sfera alla specifica gravità del fluido. Ora preso al solito  $1 : \pi$  per denotare la ragione del diametro alla circonferenza circolare si ha  $\frac{4}{3}\pi(r^3 - r'^3)$  pel volume della materia componente la sfera, e  $\pi s^2(r - \frac{1}{2}s)$  pel volume della parte sommersa, cioè pel volume d'acqua di ugual peso alla sfera. E perchè i volumi de' corpi di ugual peso sono in ragione inversa delle loro specifiche gravità, nasce l'analogia  $\frac{4}{3}\pi(r^3 - r'^3) : \pi s^2(r - \frac{1}{2}s) :: 4(r^3 - r'^3) : s^2(3r - s) :: 1 : n$ , e da questa l'equazione  $4nr^3 - 4nr'^3 = 3rs^2 - s^3$ . Quindi derivano i tre casi seguenti.

I.

Si cerca il semidiametro  $r'$  della cavità, dato il resto.

SOLUZIONE.

$$r' = \sqrt[3]{r^3 + \frac{s^3 - 3rs^2}{4n}}$$

II.

Si cerca il rapporto  $n : 1$  delle gravità specifiche.

SOLUZIONE.

$$n = \frac{3rs^2 - s^3}{4r^3 - 4r'^3}.$$

O

III.

## III.

Si dimanda il semidiametro  $r$  della sfera.

SOLUZIONE.

$$r^3 - \frac{3s^2r}{4n} + \frac{s^3}{4n^{2/3}} = 0$$

## IV.

Si vuol sapere la saetta  $s$  del segmento sommerso.

SOLUZIONE.

$$s^3 - 3rs^2 + \frac{4nr^3}{4nr^{2/3}} = 0$$

Il che era cc.

PAR-



## P A R T E S E C O N D A

### S E Z I O N E I.

*Considerazioni Generali sopra il moto dell' Acqua  
ne' vasi, e tubi.*

---

67. Qualunque sia il moto, che un corpo solido può concepire, siccome tutti i suoi punti, o particelle componenti conservano sempre la medesima situazione fra loro, basta conoscere il moto di tre sole per conoscere quello di tutte le altre: così insegna la Meccanica, Ma ne' Fluidi la cosa procede affatto diversamente: poichè le molecole del fluido non avendo fra loro sensibile coerenza, può ciascuna di esse avere un moto proprio e particolare diverso da tutte le altre; e però quand'anche si conosca il moto di alcune particelle del fluido, non per questo si fa noto il moto delle altre. Di qui si può anticipatamente inferire, che le ricerche generali intorno al movimento de' fluidi condur debbano necessariamente a calcoli complicatissimi e bene spesso intrattabili. Svanisce non pertanto una parte di queste difficoltà, e più maneg-

gevoli riescono i calcoli, qualora si concepisce il fluido contenuto in vasi o canali, lungo i quali o scorre perennemente, o esce per una data apertura; avvegnachè allora viene prescritto al fluido il cammino, che dee fare, e solo trattasi di ritrovare la sua velocità. Ma anche in questo caso particolare il più delle volte è mestieri di assumere dati, ed ipotesi, che si allontanano un tal poco dalla natura, e ciò ad effetto di ottenere de' risultati, i quali non troppo discordino col fatto e coll'esperienza.

68 Prima di entrare in questa delicata ricerca, convien farsi un'idea chiara di ciò che succede ad una massa d'acqua contenuta in un vaso allorchè le si concede per un'apertura l'uscita. Sia dunque un vaso *FMNG* (Fig. 27), che abbia la figura d'un cilindro, o prisma retto. Il fondo *MN* del vaso sia orizzontale, e in conseguenza parallelo alla superficie *FG* dell'acqua stagnante. Nel mezzo del fondo s'immagini l'apertura, o il foro *BE*, che possa a piacere chiudersi, e riaprirsi. Ciò posto, se si apre il foro, o la luce *BE*, l'esperienza insegna, che l'acqua si scaglia con impeto dall'apertura, sempre seguita dall'altra acqua del vaso, e che per tal movimento abbassandosi la superficie *FG* questa si mantien sempre piana ed orizzontale purchè sia assai picciola l'apertura *BE* in paragone della larghezza del vaso. Che se la detta apertura non è picciola

ciola quanto basta, nasce dirittamente sopra di lei nella superficie  $FG$  un avvallamento, o cavità tanto più considerabile, quanto più grande è il lume  $BE$ . Siffatto incavo, quand' anche sia abbastanza picciolo il foro, nasce pur anco allorchè l'acqua è per la maggior parte smaltita, ed  $FG$  affai vicina al fondo  $MN$ . Posta ora da parte quest' anomalia, si potrà stabilire per dato certo, che tutti i punti della superficie suprema  $FG$  dell'acqua discendono verticalmente colla medesima velocità. Ed è poi chiaro, doverfi ciò verificare di tutte le molecole d'acqua, che occupano qualunque altra sezione orizzontale  $PH$ , purchè non sia troppo vicina al fondo  $MN$ . Quindi come ne' corpi solidi, quando tutti i loro punti si muovono per direzioni parallele colla medesima velocità, così nella sezione  $PH$  per conoscere il moto di tutte le molecole, che la compongono, basterà conoscer quello del suo centro di gravità  $A$ .

69. Essendo il vaso un prisma retto, o un cilindro retto, i centri di gravità  $R, r, A, a$ , &c. di tutte le sezioni orizzontali dell'acqua formano una linea retta, e verticale: e se il foro  $BE$  è nel mezzo del fondo, e il suo centro di gravità  $Q$  coincide con quello del fondo, la linea  $RrAaQq$  dei centri di gravità di tutte le sezioni orizzontali dell'intero corpo d'acqua  $FMBbeENG$  è una retta continua verticale, e in conseguenza perpendicolare alle

O 3

dette

dette sezioni. Questa linea, che dicesi la *linea centrale* di tutta la massa d'acqua in movimento, rappresenta la direzione del moto delle sezioni orizzontali, movendosi tutti i loro punti per direzioni parallele a detta linea. Prescindendo pertanto da ciò, che accade alle sezioni affatto vicine al fondo, è di per se evidente, che tutte le sezioni dell'acqua del vaso discendono in ogn'istante con uguali velocità. Considerando inoltre la sezione qualunque  $PH$ , ed insieme quella del lume  $BE$ , se in un tempetto infinitesimo  $BE$  discende in  $be$ , e in quello stesso istante  $PH$  si abbassa per esempio in  $ph$ , il volume d'acqua  $BbeE$ , che esce in tal momento, debb'essere uguale al volume  $PphH$ . Ciò posto, si ha il

## TEOREMA I.

70. *La velocità dell'acqua uscente pel foro  $BE$  sta alla velocità dell'acqua scorrente per una qualunque sezione  $PH$  come sta reciprocamente l'area della sezione all'area del foro.*

## DIMOSTRAZIONE.

Poichè si ha  $BbeE = PphH$ , vale a dire  $BE \cdot Qq = PH \cdot Aa$ , starà perciò  $Qq : Aa :: PH : BE$ ; ed essendo  $Qq, Aa$  gli spazj descritti nel medesimo istante dalle sezioni  $BE, PH$ , delle quali conseguentemente rappresentano le velocità, si dedurrà quindi, che  
la

la velocità in  $BE$  sta alla velocità in  $PH$  come sta  $PH$  a  $BE$ . Il che era ec.

71. Se vuolsi considerare la cosa più in generale, e in vece del vaso cilindrico o prismatico  $FMNG$ , si considera un vaso di qualunque forma (come rappresenta la Fig. 28.), ma Fig. 28. però tale, che le sue sezioni orizzontali  $PH$  comunque disuguali abbiano i loro rispettivi centri di gravità disposti nella medesima retta verticale  $RAQ$ , la quale passi altresì pel centro di gravità della luce  $BE$ ; allora la sezione  $PH$  diventa una grandezza variabile, che può riguardarsi come una funzione dell'altezza  $RA$ ; e le velocità dell'acqua per le differenti sezioni non sono più eguali tra loro, ma disuguali. In questo più generale supposto non può più ammettersi come vero il principio (68), che tutte le particelle d'acqua d'una stessa sezione si muovano colla medesima velocità, e con direzioni parallele: avvegnachè le particelle ne' confini della sezione, e contigue alle pareti del vaso debbono necessariamente seguirne la direzione, strisciando sopra i latercoli  $Pp$ ,  $Hh$ , i quali non sono punto paralleli alla linea centrale  $RAQ$ ; e ciò non può che produrre una qualche alterazione nel moto verticale delle particelle vicine. Siccome però in una qualunque sezione il numero delle molecole, che toccano le pareti, è infinitamente minore del numero delle altre nella stessa sezione, sembra potersi ammettere

senza tema di errore notabile, che la predetta alterazione sia come nulla, e che tutti i punti d'una stessa sezione si muovano colla medesima velocità: Anche in quest'ipotesi più generale si ha il seguente

## TEOREMA II.

Fig. 28. 72. *Comunque sieno ineguali le sezioni orizzontali del vaso FMNG (Fig. 28.), purchè sia verticale la linea centrale RAQ; le velocità dell'acqua per due differenti sezioni stanno fra loro in ragione reciproca delle sezioni.*

## DIMOSTRAZIONE.

In quell'istante di tempo, che l'acqua uscendo dall'orifizio  $BE$  riempie lo spazio  $BbeE$ , la sezione  $PH$  discende verticalmente in  $ph$  per modo che risulta  $BbeE = PphH$ , cioè  $PH.Aa = BE.Qq$ ; e quindi  $Qq : Aa :: PH : BE$ , ossia la velocità per l'orifizio  $BE$  alla velocità per la sezione  $PH$ , come la sezione  $PH$  all'orifizio  $BE$ , e così parimente la velocità per l'orifizio  $BE$  alla velocità per la sezione  $IO$ , come la sezione  $IO$  all'orifizio  $BE$ . Dunque le velocità per le due differenti sezioni  $PH, IO$  sono in ragione inversa di quelle. Il che era ec.

73. Per dare una ancor maggiore generalità alle precedenti ricerche, prescindasi affatto dall'ipotesi, che la linea centrale sia verticale, e suppongasi solo, che ella sia perpendicola-

re

*te a tutte le sezioni, e che tutte le particelle d'acqua d'una stessa sezione si muovano parallelamente alla linea centrale.* Sia dunque un vaso, o tubo ricurvo (Fig. 29.) *ANPFTB*, e la linea *ICDE*, Fig. 29: che passa per tutti i centri di gravità delle sezioni *AB*, *NT*, *PF* comunque inclinate all'orizzonte; sia ad esse perpendicolare; e suppongasi inoltre, che tutte le particelle di una stessa sezione si muovano con pari velocità e per direzioni parallele alla linea centrale. Queste due ipotesi del parallelismo del moto delle sezioni alla linea centrale, allorchè questa non è verticale, e della loro perpendicolarità ad essa linea, non possono aver luogo ne' canali ricurvi se non nel caso, che sieno molto ristretti, osservandosi allora, che postasi l'acqua in movimento la sezione suprema *AB* dalla situazione orizzontale, che ella ha sempre nello stato di quiete, passa a conformarsi perpendicolarmente intorno alla linea centrale *ICE*, vale a dire perpendicolarmente alla sua tangente in *I*. Supposta pertanto la linea centrale non verticale, convien supporre altresì il canale molto angusto, perchè possa verificarsi il

## TEOREMA III.

74. *Quand' anche la linea centrale non sia verticale, purchè le sezioni d'acqua del canale si muovano parallelamente ad essa linea, e le siano tutte perpendicolari, le velocità dell'acqua in due qualunque sezioni sono in ragione inversa di quelle.*

DI-

## DIMOSTRAZIONE.

La dimostrazione non è punto diversa dalle due precedenti, purchè si osservi, che l'acqua non esce più ora verticalmente da  $PF$  ma per una direzione parallela alla tangente della linea centrale in  $E$ , e così pure la sezione  $NT$  non si avvanza con moto verticale in  $nt$  in un istante di tempo, ma vi si porta per una direzione parallela alla tangente  $CH$  della linea centrale in  $C$ .

## TEOREMA IV.

75. Qualunque sia la linea centrale, se gli strati d'acqua del canale non saranno più perpendicolari ad essa linea, ma si moveranno però dovunque in direzione della medesima: le velocità degli strati saranno in ragion composta dell'inversa degli strati medesimi, e dell'inversa de' seni della loro inclinazione alla linea centrale.

## DIMOSTRAZIONE.

Si supponga che i due strati, o sezioni  
 Fig. 47.  $TV$ ,  $HL$  (Fig. 47) si avanzino nel medesimo istante in  $tv$ ,  $hl$ , movendosi tutti i loro punti a seconda di  $Z\zeta$ ,  $Gg$  porzioncelle della linea centrale, e ciascun loro punto descrivendo spazietti uguali a  $Z\zeta$ ,  $Gg$ . Sarà pertanto il volume  $TivV = HhlL$ ; e condotta la perpendicolare  $Zx$  alle due sezioni  $TV$ ,  $tv$ , che per la  
 pro.

proprietà del loro moto esser debbono parallele, e così pure guidata la perpendicolare  $Gr$  alle due sezioni  $HL, hl$ , sarà  $TV \cdot Zx = HL \cdot Gr$ , ovvero  $TV \cdot Z\zeta \cdot \text{sen. } VZ\zeta = HL \cdot Gg \times \text{sen. } LGg$ . Laonde  $Z\zeta : Gg :: HL \cdot \text{sen. } LGg : TV \cdot \text{sen. } VZ\zeta$ . Ma  $Z\zeta, Gg$  essendo gli spazi precorsi nel medesimo istante da tutti i punti degli strati  $TV, HL$ , rappresentano le velocità di essi strati. Dunque queste velocità sono in ragion composta ec. Il che era ec.

76. Dopo tutte queste premesse, due sono i casi da considerarsi nella ricerca del movimento dell'acqua lungo i tubi, e vasi, da quali sbocca per un dato orifizio.

*Caso I.*

Sgorgando l'acqua dal dato orifizio, o essa viene continuamente supplita mercè l'afflusso perenne di altrettant' acqua nella parte superiore del canale, per modo che la nuova acqua, che entra, non alteri il moto di quella, che sorte, e il vaso o canale si mantenga costantemente pieno: ovvero

*Caso II.*

L'acqua, che esce dall'apertura del rubo non è punto risarcita da altr' acqua, che entri, sicchè il vaso va successivamente vuotandosi.

77. Intanto premettiamo come un fatto noto per esperienza, che

*Se in un vaso costantemente pieno sbocca l'acqua da un'apertura fatta nel fondo, o nei lati, ella sorte fin quasi dal primo istante del moto con velocità sempre costante e invariabile.*

Ciò è manifesto dall'osservarsi, che in tempo doppio si scarica due volte tanto d'acqua, in tempo triplo tre volte tanto, e che in generale le quantità dell'acqua, che sorte, sono proporzionali ai tempi della sortita. Non è già, che parlando con tutto rigore la velocità dell'acqua, che si scaglia dal lume d'un vaso, non vada successivamente accelerandosi dal primo istante del moto fino ad un certo tempo brevissimo, dopo il quale seguita poi sempre a mantenersi sensibilmente costante, ma per essere appunto un tal tempicciuolo estremamente picciolo, si vuol qui per ora prescindere, e contemplare il moto dell'acqua già ridotto allo stato permanente o uniforme.

78. Ma se è costante la velocità dell'uscita, non è però tale la velocità lungo il vaso se non nell'ipotesi che questo sia di ugual larghezza in ogni sua parte; imperciocchè nel caso contrario varia la velocità al variare delle sezioni, e sempre in una ragione inversa di quelle. Ora egli è noto, che la velocità non può variare senza l'azione d'una forza acceleratrice, e questa forza è il risultato del peso di ciascuna particella, e quindi delle pressioni scambievoli delle une contro le altre, le quali forze se  
fi

si fanno tutte equilibrio nel fluido stagnante, o nello stato di quiete, non lo conservano più nello stato di moto. Nell'investigare pertanto le leggi, secondo le quali il moto dell'acqua si accelera, è necessario farsi una giusta idea della pressione, che l'acqua soffre in ciascun luogo del canale. Osservisi adunque, che se l'acqua precedente (Fig. 29.) *NPFT* si avanzasse con tanta celerità, con quanta viene inseguita dall'acqua posteriore *NTBA* per modo che l'acqua, che in questo momento è passata per *NT*, non recasse il minimo impedimento all'acqua immediatamente seguente, non potrebbe quindi risaltarne alcuna pressione. Ma se all'opposto l'acqua, che in questo istante passa per *NT*, più lentamente si avvanza di quello che sia inseguita dall'acqua posteriore, sicchè sfuggir non possa l'incontro e l'urto di questa, nasce allora una pressione dell'acqua posteriore contro *NT* in direzione perpendicolare ad *NT*, ed una contro-pressione dell'acqua anteriore contro la stessa *NT*, come pure per la natura del fluido una pressione contro le pareti del tubo in quel luogo in direzione ancor essa perpendicolare al luogo premuto delle pareti. Ciò premesso, passiamo ora al

Fig. 29.

## PROBLEMA I.

79. Cercasi la forza acceleratrice dell'elemento d'acqua *NntT* compreso fra le due sezioni *NT*, ne infinitamente prossime, e normali alla linea centrale.

SO-

## SOLUZIONE.

Pongasi la porzione indefinita  $IC$  della linea centrale  $\equiv s$ ; l'area della sezione  $NT \equiv \tau$ , la quale sarà una funzione di  $s$ ; la massa d'acqua  $ANTB \equiv M$ ; e il tempo trascorso dal principio del moto dell'acqua  $\equiv t$ . Suppongasi, che l'elemento d'acqua  $NntT \equiv dM$  nel tempuscolo infinitesimo  $dt$  scorra uno spazietto  $\equiv Cc \equiv ds$ , movendosi tutte le particelle d'acqua di detto elemento con uguali velocità nella direzione della tangente  $CH$ . La forza acceleratrice, che fa variare la velocità dell'elemento nel giugnere da  $C$  in  $c$ , risulta in parte dal peso di lui, in parte dalla pressione contro di esso esercitata dall'acqua, che gli sta davanti e di dietro. Considerandosi infatti come un tutto da se la massa elementare  $NntT$  si vede assai chiaro, che preme sopra  $NT$  la massa d'acqua posteriore  $ANTB$ , e sopra  $nt$  in direzione contraria preme la massa d'acqua anteriore  $nPFt$ . Se ora la pressione contro  $NT$  si concepisce uguale al peso d'una colonna d'acqua, che ha per base  $NT \equiv \tau$ , e per altezza  $p$ , sicchè posta  $\equiv 1$  la gravità specifica dell'acqua,  $p\tau$  rappresenti una tal pressione, questa si trasmette ad  $nt$ , e diventa  $\equiv p.nt \equiv p(\tau + d\tau)$ . Per tal modo dalla pressione sopra  $NT$  risulta in  $nt$  una pressione rappresentata da  $p(\tau + d\tau)$ . Inoltre il peso dell'elemento  $NntT$ , cioè  $dM$  preme ancor esso sopra  $nt$ ,

e

e perchè preme verticalmente all' ingiù, se si risolve questa pressione verticale in due, una perpendicolare ad  $nt$ , l'altra parallela e inoperosa, trovasi la prima  $= dM \cdot \cos. \varphi$ , chiamando  $\varphi$  l'angolo composto dalla tangente  $CH$ , e dalla retta verticale  $CO$ . Tutta adunque la pressione perpendicolare, che soffre  $nt$  pel medesimo verso da  $C$  in  $c$  è  $= p(\zeta + d\zeta) + dM \cos. \varphi$ . Avvertasi ora, che la stessa  $nt$  soffre, come si è detto, un'altra pressione contraria dall'acqua, che le sta innanzi  $nPFt$ ; e riguardandosi l'elemento  $NntT$  come una massa solida immersa nell'acqua, la sua superficie inferiore  $nt$  vien premuta perpendicolarmente da  $c$  in  $C$  con una forza  $= p\zeta + d \cdot p\zeta$ , avvegnacchè se la superficie superiore  $NT$  è premuta da una forza  $= p\zeta$ , l'inferiore infinitamente prossima  $nt$  dee soggiacere ad una pressione  $= p\zeta + d \cdot p\zeta = p\zeta + pd\zeta + \zeta dp$  diretta da  $c$  verso  $C$ . Di quì apparisce, che  $nt$  si trova fra due pressioni opposte, una  $= p\zeta + pd\zeta + dM \cdot \cos. \varphi$ , e tendente da  $C$  in  $c$ , l'altra  $= p\zeta + pd\zeta + \zeta dp$  e diretta da  $c$  verso  $C$ ; onde sottratta questa da quella resta  $dM \cdot \cos. \varphi - \zeta dp$  per la pressione della superficie  $nt$  esercitata in direzione di  $Cc$ . Laonde tutte le forze motrici, che agiscono sull'elemento  $NntT$  si riducono alla pressione  $dM \cdot \cos. \varphi - \zeta dp$ , che si concepisce come applicata al suo centro di gravità, e spinge l'elemento da  $C$  in  $c$  facendogli descrivere nell'istante  $dt$  lo spazietto  $Cc$

$Cc = ds$ . Quindi nominando  $v$  la velocità di ciascuna particella di quell'elemento, dal principio delle forze acceleratrici si ha  $\frac{dM \cos. \varphi - \tau dp}{dM} = \frac{v dv}{ds}$ . Il che era ec.

## S C O L I O.

80. Nella soluzione di questo Problema abbiamo supposto, che crescendo  $s$  di  $ds$  cresca  $p$  di  $dp$ . Che se in alcun luogo della linea centrale divenisse  $dp$  negativo, e però crescendo la  $s$  decrescesse all'opposto la  $p$ , allora la forza acceleratrice dell'elemento sarebbe  $\frac{dM \cos. \varphi + \tau dp}{dM}$ , perchè il differenziale  $d.p\tau$  diventa in tal caso  $p d\tau - \tau dp$ . Si può anche in questo caso concepir la cosa così: Dalla pressione  $(\tau + d\tau)(p - dp)$  contro  $nt$  tendente da  $c$  in  $C$  risulta nella stessa direzione contro  $NT$  una pressione  $= \frac{\tau}{\tau + d\tau} (\tau + d\tau) \times (p - dp) = \tau(p - dp)$ , la quale sottratta dalla pressione opposta  $\tau p$ , che soffre la stessa  $NT$  da  $C$  verso  $c$ , resta la pressione  $\tau dp$ , da cui l'elemento viene spinto nella direzione del moto attuale dell'acqua: il perchè aggiuntavi la pressione del peso dell'elemento in quella direzione, risulta tutta la forza motrice dell'elemento  $= dM \cos. \varphi + \tau dp$ , e l'acceleratrice  $= \frac{dM \cos. \varphi + \tau dp}{dM}$ .

81.

81. Prima di passare all'applicazione di questa formola ai più belli ed interessanti Problemi intorno al moto dell'acqua ne' vasi, e canali, è necessario osservare, che chiamata  $v$  la velocità dell'acqua nell'orifizio del tubo,  $f$  l'area dell'orifizio,  $h$  la sezione infima del tubo contigua al detto orifizio, e supposto  $h > f$ , la velocità in quella sezione sarebbe  $\frac{fv}{h}$ , cioè minore che nell'orifizio nel rapporto di  $f : h$  (74). Come passa dunque in un solo istante la velocità  $\frac{fv}{h}$  alla velocità  $v$ ? La nota legge della *continuità* nol consente, ed a questa legge altronde sembrano appoggiate le formole fondamentali del moto nella Meccanica. GIOVANNI BERNOULLI nella sua *Idraulica* spiega la cosa così: In vicinanza del lume  $BE$  (Fig. 27, 28.) incomincia l'acqua a formare un canale infundiboliforme, ovvero a foggia d'imbuto per modo che l'acqua, che trovasi negli angoli  $CMB$ ,  $DNE$ , rimane in quiete, mentre l'altra vi passa fra mezzo, e con velocità *continuamente* crescente si affaccia all'apertura, e ne sorte. Siffatto canale ed imbuto piacque a BERNOULLI denominarlo colla parola di *gurgite*. Ma con qual legge si cangino le aree, e le velocità delle sezioni d'acqua, ond' esso è formato, non può dirsi che gratuitamente. Sebbene non è punto necessario di conoscere una tal legge;

P im-

Fig. 27.  
28.

imperciocchè la velocità dell' acqua, che sbocca dal foro, non dipende punto dalla forma del gurgite, la di cui altezza sarà altronde picciolissima.

82. Un' altra confiderazione da non ommetterfi riguarda la situazione del foro, da cui l' acqua ha l' uscita. Quand' anche questo non si trovasse appunto nel mezzo del fondo  $MN$ , le cose finora dette, e da dirsi in appresso non patirebbero alcuna eccezione. In fatti la così detta linea centrale non è propriamente altro che la *linea di direzione del moto di tutti gli elementi dell' acqua*; e la condizione dell' esser ella eziandio la linea dei centri di gravità non influisce punto ne' precedenti e seguenti ragionamenti. Del vaso  $FMNG$  si confideri la sola porzione  $FMQR$  da se; e nel fondo  $MQ$  fiavi il foro  $BQ$ , ma da una parte lungi dal mezzo; ed  $RQ$  sia una linea perpendicolare a tutte le sezioni orizzontali del vaso. Se ora tutte le particelle d' acqua di ciascuna sezione orizzontale  $PA$  discendono verticalmente colla stessa velocità, può concepirsi la massa intera dell' elemento  $PpaA$  concentrata e raccolta nel punto  $A$ . Il peso di quest' elemento non meno che la pressione da esso sostenuta per l' azione mutua delle particelle è proporzionale alla superficie  $PA$ ; e tutte le molecole dell' elemento soffrono la medesima accelerazione come se tutta la massa fosse ridotta nel punto  $A$ , e tutte le

le forze acceleratrici fossero applicate in  $A$ .

Che se l'orifizio in vece di essere aperto nel fondo, troverassi nei lati, come si vede nel vaso  $ACDB$  (Fig. 30), dove il foro  $DF$  è situato fuor della base, e l'acqua è costretta ad uscire in una direzione  $OE$  orizzontale, o comunque inclinata all'orizzonte, anche in questo caso, che suol essere frequentissimo, tornerà in acconcio l'immaginare una specie di gurgite Bernoulliano, sicchè una porzione d'acqua rimanga immobile nello spazio  $GQC$ ; onde le sezioni  $NM$  non solo vadano impicciolendosi secondo la legge di continuità, ma secondo questa legge si vadano eziandio disponendo nella situazione verticale, se la luce  $DF$  sarà verticale.

Per l'altezza dell'acqua sopra l'orifizio prendesi in questo caso l'altezza sopra il punto di mezzo del medesimo, e però sopra il suo centro quando è circolare. Lo stesso dee dirsi allorchè all'orifizio  $DF$  si applica una doccia, o canella orizzontale, o inclinata comunque.

## PROBLEMA II.

83. Data un'equazione per la linea centrale  $ICE$  (Fig. 29) fra le coordinate ortogonali  $IL$   $Fig. 29.$   
 $= x$ ,  $LC = y$ , e date tutte le dimensioni del canale, e riguardando le pressione contro qualunque sezione  $NT$  come una funzione di  $s$ , ovvero  $IC$ ; cercasi un'espressione generale per l'accelerazione di ciascun elemento  $Nnt\Gamma$ .

P 2

SO-

## S O L U Z I O N E .

Si scorge tantosto, essere  $dM = \gamma ds$ , (posta cioè  $= 1$  la forza acceleratrice della gravità terrestre),  $\cos. \varphi = \frac{dx}{ds}$ ,  $ds = \sqrt{(dx^2 + dy^2)}$ .

Chepperò sostituendo questi valori nell'espressione generale della forza acceleratrice (79), questa si cambia in  $\frac{dx - dp}{ds} = \frac{v dv}{ds}$ . Il che era ec.

## P R O B L E M A III.

84. *Nel canale APFB mantenuto costantemente pieno sino in AB  $= a$  sorte l'acqua dall'apertura PF  $= t$  con uniforme celerità  $= c$ ; cercasi la mutua pressione delle particelle d'acqua per una qualunque sezione NT  $= z$ .*

## S O L U Z I O N E .

Poichè l'acqua sbocca da PF colla velocità  $c$ , passerà per NT colla velocità  $= \frac{fc}{\gamma}$ : perciò nella formola precedente  $dx - dp = v dv$  surrogando per  $v$  il suo valore  $\frac{fc}{\gamma}$ , e  $-\frac{f\epsilon d\gamma}{\gamma^2}$  per  $dv$  si ottiene  $dp = dx + \frac{f^2 \epsilon^2 d\gamma}{\gamma^3}$ , che integrata dà  $p = x - \frac{f^2 \epsilon^2}{2\gamma^2} +$  Cost. Per determinare la costante, si offervi che la sezione suprema AB  $= a$  soffre la pressione dell'atmosfera, cioè il peso d'una colonna

na d'acqua, che ha circa 32 piedi parigini d'altezza, e  $AB$  per base; perlocchè nominata  $h$  una tal altezza, diventerà  $p = h$ , quando è  $\gamma = a$ ,  $x = 0$ : laonde si avrà  $\text{Cost.} = h + \frac{f^2 c^2}{2a^2}$ ; e conseguentemente  $p = h + \frac{f^2 c^2}{2a^2} + x - \frac{f^2 c^2}{2\gamma^2}$ . Il che era ec.

## P R O B L E M A IV.

85. *Determinare la velocità  $c$  dell'acqua, che si scarica per l'apertura  $PF$ .*

## S O L U Z I O N E .

Dicasi  $b$  l'ascissa  $IG$ , che rappresenta l'altezza verticale del centro di gravità della sezione suprema  $AB$  sopra quello della sezione infima, ovvero dell'apertura  $PF$ ; e ficcome  $PF$  è premuta dall'atmosfera con più forza che non è  $AB$ , chiamisi  $H$  l'altezza della colonna d'acqua, il di cui peso esprime una tal pressione. Pertanto  $p$  si muterà in  $H$  quando diventerà  $x = b$ ,  $\gamma = f$ ; il che somministra l'equazione  $H = h + \frac{f^2 c^2}{2a^2} + b - \frac{1}{2}c^2$ , e da questa si trae il valore di  $c = \sqrt{\frac{2a^2(b - H + h)}{a^2 - f^2}}$ . Il che era ec.

Se  $AB$  è solo di alcuni piedi più alto di  $PF$ , si può senza alcun error sensibile assumere

re  $H = h$ , e di qui ricavare  $c = \sqrt{\frac{2a^2b}{a^2 - f^2}}$ .  
 Perciò chiamata  $A$  l'altezza dovuta alla velocità  $c$ , nell'ipotesi della gravità acceleratrice  $= 1$ , si ha  $A = \frac{1}{2}c^2 = \frac{a^2b}{a^2 - f^2}$ , vale a dire il seguente.

## TEOREMA V.

86. *L'altezza dovuta alla velocità, con cui l'acqua si scaglia dall'apertura d'un tubo nelle predette ipotesi, è quarta proporzionale alla differenza de' quadrati delle due sezioni suprema ed infima, al quadrato della sezione suprema, e all'altezza di questa sopra l'infima, cioè dell'acqua sopra l'apertura.*

Se si vuole, che la sezione suprema sia dieci volte più grande dell'infima, ovvero  $a = 10f$ , nasce  $\frac{1}{2}c^2 = \frac{100}{99}b$ . Quindi apparisce, che l'altezza dovuta alla velocità, con cui l'acqua si slancia dalle luci dei vasi, è sempre maggiore dell'altezza dell'acqua sopra la luce; ma che queste due altezze vanno sempre più accostandosi all'ugualianza quanto più s'impicciolisce la luce in confronto della larghezza del tubo o piuttosto della sua sezione suprema. Ma qui ci si presenta un nodo improvviso, e un paradosso de' più singolari: Egli è certo ed evidente, che in un vaso ver-

tica-

ricale prismatico senza fondo la velocità dell'acqua, che dentro vi scorre e ne sorte, è quella stessa d'un grave cadente, cioè sempre dovuta all'altezza da cui attualmente discende.

Ma se nella nostra formola  $\frac{1}{2}c^2 = \frac{a^2b}{a^2-f^2}$

ponghiamo  $a=f$ , nasce  $\frac{1}{2}c^2 = \infty$  e conseguentemente infinita la velocità, con cui l'acqua esce dal vaso. Questo nodo si scioglie con far la dovuta attenzione al vero significato di tale *velocità infinita*: ora questa non altro significa se non se che la velocità non può divenire costante, quale si è da noi supposta nel precedente Problema, prima di divenire infinita; e perchè non può farsi infinita che dopo un tempo infinito, vale a dire non mai; perciò neppur costante potrà diventare giammai, ma andrà sempre via via crescendo oltre ogni aumento assegnabile. In fatti la nostra ipotesi, che il vaso sia mantenuto costantemente pieno, esige necessariamente, che l'acqua, che entra superiormente nel prisma a riparar quella, che sorte, vi entri con quella velocità, con cui l'altra discende, e perchè questa sempre discende più velocemente secondo la legge de' corpi gravi cadenti, entra quella sempre più rapidamente ed ancor essa sempre più prontamente discende; e per tal modo entrando l'una per di sopra, uscendo l'altra per di sotto con velocità sempre crescente, può una tale velocità giugnere

ad oltrepassare ogni grandezza assegnabile, cioè diventare infinita. Di qui si comprende, come dovendo il calcolo esprimere la velocità nell'ipotesi, che ella sia costante anche quando il vaso prismatico è privo di fondo, non può che rappresentarla infinita, giacchè non può in tal caso farsi costante prima di diventare infinita, che è quanto dire non può esserlo mai, siccome è altronde chiaro dalla natura stessa della quistione. Ma qui ci si offre naturalmente il problema, *quanto tempo* cioè *si richiegga nelle altre proporzioni del foro all'ampiezza del vaso, perchè la velocità dell'acqua diventi uniforme*. Ciò verrà esaminato nella Sez. III.

Preso il foro  $f$  molto picciolo in confronto della sezione suprema  $a$ , siccome abbiamo supposto (68), trovasi a un dipresso  $A = \frac{a^2 b}{a^2} = b$ , e quindi si stabilisce il

## TEOREMA VI.

87. *L'altezza dovuta alla velocità dell'acqua uscente da una assai angusta apertura d'un tubo o vaso, è a un dipresso l'altezza stessa dell'acqua sopra il dato orifizio.*



## SEZIONE II.

*De' Vasi e Tubi, che vanno successivamente vuotandosi.*

### PROBLEMA V.

88. *Nello stesso tubo ANPFB (Fig. 29) giunge l'acqua da principio fino in AB, ed egli va continuamente vuotandosi per l'efflusso dell'acqua dal foro PF: cercasi la velocità dell'acqua dopo che se ne sarà smaltita tanta, quanta riempiva lo spazio AKVB, anche nel supposto che una data forza, come sarebbe l'azione d'uno stantuffo, premesse sopra la superficie suprema KV dell'acqua, che va abbassandosi.* Fig. 29.

### SOLUZIONE.

Ritenute le precedenti denominazioni, prendasi una sezione nota  $QB = n$ , e la velocità dell'acqua, che passa per essa, facciasi  $= u$ ; onde la velocità di quella, che passa per la sezione indeterminata  $NT$ , sarà  $= \frac{nu}{1}$  che abbiamo posto  $= v$ . Ma si è trovato ( 83. )  $dx - dp = v dv$ ; dunque poichè nell'ipotesi presente varia, come è chiaro, la  $u$  non meno della

la  $\tau$ , preso il valore di  $v dv = \frac{n^2 u du}{\tau^2} - \frac{n^2 u^2 d\tau}{\tau^3}$ ,

si otterrà  $dx - dp = \frac{n^2 u du}{\tau^2} - \frac{n^2 u^2 d\tau}{\tau^3}$ . Offer-  
vifi ora, che nell'istante  $dt$ , mentre la sezione  
 $NT$  progredisce in  $nt$ , la sezione  $KV$  si avvanza  
in  $kv$ , e l'elemento  $NntT$  resta  $= KkvV$ , cioè  
chiamata  $r$  la porzione  $It$  della linea centrale,  
e  $q$  la sezione  $KV$ , nasce  $q dr = \tau ds$ ; essendo  
 $IC = s$ ; cioè  $\tau = \frac{q dr}{ds}$ , e però  $\frac{n^2 u du}{\tau^2} = \frac{n^2 u du}{q dr} \cdot \frac{ds}{\tau}$ .

Laonde si avrà  $dx - dp = \frac{n^2 u du}{q dr} \cdot \frac{ds}{\tau} -$   
 $\frac{n^2 u^2 d\tau}{\tau^3}$ , ovvero  $dp = dx - \frac{n^2 u du}{q dr} \cdot \frac{ds}{\tau} + \frac{n^2 u^2 d\tau}{\tau^3}$ .

Passando ad integrare quest' equazione deesi  
aver riguardo, che, siccome si cerca il va-  
lore di  $p$  per un dato istante, convien consi-  
derare come date in quell'istante le quantità  
 $u$ ,  $du$ ,  $q$ ,  $dr$ , e soltanto come variabili quelle,  
che dipendono dal luogo  $N$  del tubo cioè  $\tau$ ,

$s$ ,  $p$ . Perciò si ottiene  $p = x - \frac{n^2 u du}{q dr} \cdot \int \frac{ds}{\tau}$   
 $- \frac{n^2 u^2}{2\tau^2} + \text{Cost.}$  Posta tutta la linea centrale

$ICE = \Delta$ , si determina il valore della Cost., se  
si fa  $x = IG = b$ ,  $\tau = PF = f$ ,  $s = ICE$   
 $= \Delta$ , prendendo l'integrale  $\int \frac{ds}{\tau}$  in modo,

che

che si annulli allorchè diviene  $s = \Delta$ : in tal caso l'orifizio  $PF$  soffre la pressione dell'atmosfera, cioè il peso d'una colonna d'acqua di altezza  $A$ . Quindi l'equazione diventa  $A = b - \frac{n^2 u^2}{2f^2} + \text{Cost.}$ , cioè  $\text{Cost.} = A - b + \frac{n^2 u^2}{2f^2}$ ; e conseguentemente  $p = A - b + \frac{n^2 u^2}{2f^2} + x - \frac{n^2 u^2}{2\tau^2} - \frac{n^2 u du}{q dr} \cdot \int \frac{ds}{\tau}$ , prendendo talmente l'integrale  $\int \frac{ds}{\tau}$ , che svanisca al diventare  $s = \Delta$ . Dicaſi ora  $P$  la forza prementente sulla superiore superficie  $KV$ ; e sarà  $p = P$  allorchè diverrà  $x = I\gamma = \omega$ ,  $s = r$ ,  $\tau = q$ ; donde nasce  $P = A - b + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2q^2} + \omega - \frac{n^2 u du}{q dr} \cdot \int \frac{ds}{\tau}$ . Ma poichè nota eſſer dee non meno la figura del tubo, che la natura della linea centrale, saranno espresse con funzioni di  $r$  tanto l'ascissa  $\omega = I\gamma$ , quanto la sezione  $KV = q$ , ed eſſendo inoltre  $P$  o costante, o una funzione ancor eſſa di  $r$ , oppure di  $u$ , ne risulterà un'equazione differenziale fra  $r$ , ed  $u$ , dalla quale mercè l'integrazione ſi troverà  $u$  dato per  $r$ . Il che era ec.

Notiſi qui, che  $P$  dee rappresentare l'altezza della colonna d'acqua, il di cui peso uguaglia non solo la pressione d'uno ſtantuffo  
ap-

applicato alla superior superficie  $KV$ , ma anche la pressione dell'atmosfera, per modo che nel supposto che  $KV$  sia di pochi piedi più alta dell'apertura  $PF$ , e che non fiavi altra forza premente in  $KV$  fuori di quella dell'atmosfera, fatto  $\int \frac{ds}{r} = M$ , si ha  $Mudu + \frac{(b-w)qdr}{n^2} + \left( \frac{u^2}{2g^2} - \frac{u^2}{2f^2} \right) qdr = 0$ .

§9. Fino ad ora si è sempre supposto la linea centrale  $ICDE$  come situata nello stesso piano verticale  $IGE$ , cioè come una linea a *semplice curvatura*: ma con tutto questo le precedenti proposizioni non sono punto limitate a questa condizione. Quand' anche la linea centrale non giacesse in un medesimo piano, ma in qualsivoglia modo si piegasse, vale a dire quand' anche ella fosse una linea a *doppia curvatura*, tutto sussisterebbe come prima, riducendosi ogni divario alla posizione rispettiva delle tangenti  $CH$  e delle verticali  $CO$ , le quali per ogni punto  $C$  diverso starebbero in un piano diverso: ma la diversità di tali piani non fa punto variare le nostre dimostrazioni; imperciocchè si potrà sempre in ciascun piano  $OCH$  risolvere la forza di gravità dell'elemento  $Nt$  in due altre una parallela alla sezione  $NT$ , l'altra normale alla medesima; il che condurrà all'equazione differenziale ritrovata al §. 79. La sublime Geometria insegna il modo di esprimere-

mere con un' equazione la natura della linea centrale a doppia curvatura, e di ritrovare per ogni punto  $C$  non solo l'angolo corrispondente  $OCH$ , ma ancora la posizione di quest'angolo.

90. Se dicesi  $v$  la celerità dell'uscita dal lume  $PF$ , si ha pel §. 72.  $u = \frac{fv}{n}$ ,  $du = \frac{fdv}{n}$ ; e però fatte queste sostituzioni nella precedente equazione nasce  $\frac{Mf^2v dv}{n^2} + \frac{(b - \omega) q dr}{n^2} + \frac{f^2 v^2 dr}{2qn^2} - \frac{v^2 q dr}{2n^2} = 0$ . Posto pertanto l'orizzio  $f$  picciolissimo in paragone delle sezioni  $q$ ,  $n$ , si possono disprezzare il primo e terzo termine di quest'equazione, la quale si trasforma in  $v^2 = 2(b - \omega)$ , cioè  $v = \sqrt{2(b - \omega)}$ . Di qui il seguente.

#### TEOREMA VII.

*In un vaso, o tubo, che si va vuotando per un picciolissimo foro, la velocità dell'acqua, che sorte per quello, è dovuta all'altezza dell'acqua, che rimane sopra il foro.*

91. La precedente formola differenziale somministra eziandio la soluzione del seguente

#### PROBLEMA VI.

*In un vaso cilindrico, o prismatico retto e*  
ver-

verticale, in cui l'altezza dell'acqua sopra il fondo nel principio del moto sia  $= b$ , cercasi la velocità di quella, che esce dal lume aperto nel fondo.

## SOLUZIONE.

In quest'ipotesi è manifesto, che nella predetta formola diventa  $\omega = r = s$ ,  $\tau = q = n$ ,  $\Delta = b$ ; e dovendo annullarsi  $M$  allorchè diviene  $s = \Delta = b$ , trovasi perciò  $M = \frac{s}{n} - \frac{b}{n} = \frac{\omega - b}{n}$ . Quindi la formola si cangia in

$$\frac{f^2(\omega - b) v dv}{n^3} + \frac{(b - \omega) d\omega}{n} + \frac{f^2 v^2 d\omega}{2n^3} - \frac{v^2 d\omega}{2n} = 0. \text{ Pongasi } b - \omega =$$

$$\lambda, d\lambda = -d\omega, \text{ sicchè abbiassi } -\frac{f^2 \lambda v dv}{n^3} - \frac{\lambda d\lambda}{n} - \frac{f^2 v^2 d\lambda}{2n^3} + \frac{v^2 d\lambda}{2n} = 0, \text{ cioè } 2\lambda v dv +$$

$\left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) v^2 d\lambda = -\frac{2n^2 \lambda d\lambda}{f^2}$ . Ora per integrare quest'equazione si moltiplichi per

$$\lambda^{-\frac{n^2}{f^2}}, \text{ e nascerà } 2\lambda^{-\frac{n}{f^2}+1} v dv + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) \times \\ v^2 \lambda^{-\frac{n^2}{f^2}} d\lambda = -\frac{2n^2 \lambda^{-\frac{n^2}{f^2}+1} d\lambda}{f^2}, \text{ il di cui}$$

cui integrale è  $\lambda \int \frac{n^2}{f^2} v^2 = \frac{2n^2 \lambda}{n^2 - 2f^2} \int \frac{n^2}{f^2}$

+ Cost. La Cost. si determina osservando, che nel principio del moto quando l'ascissa  $I\gamma$ , ovvero  $\omega$  è  $= 0$ , vale a dire  $\lambda = b$ , la velocità  $v$  dell'efflusso è  $= 0$ ; onde si ha Cost.

$$= - \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \cdot \text{Perlocchè ritrovafi}$$

$$\lambda \int \frac{n^2}{f^2} v^2 = \frac{2n^2}{n^2 - 2f^2} \left( \lambda \int \frac{n^2}{f^2} - b \int \frac{n^2}{f^2} \right),$$

$$\text{e quindi } v^2 = \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right);$$

e quindi l'altezza dovuta a questa velocità, cioè

$$\text{a dire } \frac{1}{2} v^2 = \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right).$$

Il che era ec.

#### COROLLARIO I.

92. La velocità  $u$  dell'acqua nel vaso è  $= \frac{fv}{n}$ , il che dà  $v^2 = \frac{n^2 u^2}{f^2} = \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \times \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right)$ , onde  $\frac{1}{2} u^2 = \frac{f^2 b}{n^2 - 2f^2}$

$\times \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^2 - \frac{n^2}{f^2} \right)$ , che esprime l'altezza dovuta alla velocità dell'acqua dentro il vaso.

## COROLLARIO II.

93. Supposto  $f$  picciolissimo in confronto di  $n$ , cioè il lume picciolissimo in paragone della larghezza del vaso, si vede chiaro, che il termine  $\left( \frac{b}{\lambda} \right)^2 - \frac{n^2}{f^2}$  diviene sprezzabile, e l'espressione dell'altezza dovuta alla velocità dell'uscita si converte in  $\frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2\lambda}{n^2 - 2f^2} = \lambda$ , che è appunto ciò che si è dimostrato nel Teorema VII.

## COROLLARIO III.

94. Se il vaso è senza fondo, che vuol dire  $f = n$ , allora risulta  $\frac{1}{2}v^2 = -b \left( \frac{\lambda}{b} - 1 \right) = b - \lambda = \omega$ , cioè l'altezza dovuta alla velocità, con cui l'acqua sorte dal fondo, è l'altezza stessa della sua caduta, ovvero dell'abbassamento della sua superficie, che è appunto la legge della caduta de' gravi.

## COROLLARIO IV.

95. Se  $n = f\sqrt{2}$ , si deduce  $\frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2b}{o} \left( \frac{\lambda}{b} - \frac{\lambda}{b} \right) = n^2 \frac{o}{o}$ , espressione vaga, che

che nulla significa. In questo caso è d'uopo integrare altrimenti l'equazione differenziale

$$2\lambda v dv + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) v^2 d\lambda = - \frac{2n^2 \lambda d\lambda}{f^2},$$

la quale fatto  $n^2 = 2f^2$  diventa  $2\lambda v dv - v^2 d\lambda = - 4\lambda d\lambda$ , e dividendo per  $\lambda^2$ , nasce

$$\frac{2\lambda v dv - v^2 d\lambda}{\lambda^2} = - \frac{4d\lambda}{\lambda}, \text{ il di cui integrale è}$$

$$\frac{v^2}{\lambda} = - 4 \log. \lambda + \text{Cost.}, \text{ e dovendo es-}$$

sere  $v = 0$  quando  $\lambda = b$ , si avrà  $v^2 =$

$$4\lambda \log. \frac{b}{\lambda}, \text{ e l'altezza dovuta alla velocità,}$$

$$\text{cioè } \frac{1}{2}v^2 = 2\lambda \log. \frac{b}{\lambda}.$$

## COROLLARIO V.

96. In quest'ipotesi di  $n = f\sqrt{2}$ , la velocità dell'efflusso sta alla velocità dentro il vaso come  $\sqrt{2} : 1$ , e l'altezza dovuta a questa velocità è la metà della precedente, cioè  $\lambda \log. \frac{b}{\lambda}$ .

## COROLLARIO VI.

97. Mutando l'espressione  $v^2 = \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \times$   
 $\left(\frac{\lambda}{b} - \left(\frac{b}{\lambda}\right)^{\frac{1}{1 - \frac{n^2}{f^2}}}\right)$  in  $\frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left(\frac{\lambda}{b} -$   
 $\left(\frac{\lambda}{b}\right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1}\right)$  si scorge chiaramente, che per  
 Q ben

ben due volte diventa  $v = 0$ , l'una quando  $\lambda = b$ , l'altra quando  $\lambda = 0$ . Havvi dunque un massimo di velocità, che convien determinare nel seguente

## PROBLEMA VII.

98. *Determinare la massima velocità dell'acqua, che sgorga dal lume d'un vaso prismatico, cilindrico retto.*

## SOLUZIONE.

Nell'espressione

$$v^2 = \frac{2n^2b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) \text{ si faccia}$$

$$\frac{2n^2b}{n^2 - 2f^2} = c, \quad \frac{\lambda}{b} = x, \quad \frac{n^2}{f^2} - 1 = m, \text{ e nascerà } v = c^{\frac{1}{2}} (x - x^m)^{\frac{1}{2}}.$$

$$\text{Dunque } dv = \frac{\frac{1}{2}c^{\frac{1}{2}}(dx - mx^{m-1}dx)}{\sqrt{(x - x^m)}} = 0; \text{ donde si raccoglie } x^{m-1} = \frac{1}{m}, \text{ vale a dire } \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2 - 2f^2}{f^2}}$$

$$= \frac{f^2}{n^2 - f^2}, \text{ e } \lambda = b \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}, \text{ che è}$$

l'altezza che debbe aver l'acqua sopra il lume per giugnere al punto della massima velocità dell'

dell'uscita. Surrogato ora questo valore di  $\lambda$  in quello di  $v^2$  si ottiene  $v^2 =$

$$\begin{aligned} & \frac{2n^2b}{n^2-2f^2} \left( \left( \frac{f^2}{n^2-f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2-2f^2}} - \left( \frac{f^2}{n^2-f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2-2f^2}+1} \right) \\ &= \frac{2n^2b}{n^2-2f^2} \left( \frac{f^2}{n^2-f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2-2f^2}} \left( 1 - \frac{f^2}{n^2-f^2} \right) \\ &= \frac{2n^2b}{n^2-f^2} \left( \frac{f^2}{n^2-f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2-2f^2}}; \text{ e la radice di} \end{aligned}$$

questa quantità dà la velocità massima ricercata, e la metà della stessa quantità esprime l'altezza dovuta alla detta celerità. Il che era ec.

99. Le precedenti formole trovano la loro applicazione anche quando l'acqua sbocca da un'apertura verticale in una direzione orizzontale, come si vede nella Fig. 30. Ma se dovesse procedersi con tutto il rigore, l'integrale M

Fig. 30.

$= \int \frac{dz}{z}$  dovrebbe prendersi prima pel solo Gurgite, riguardandosi le  $z$ , cioè  $MN$  come sezioni del Gurgite; poi dovrebbe prendersi per l'altra parte del vaso fino alla superficie suprema dell'acqua. Ma la forma del Gurgite è ignota, e però è forza il trascurare quella parte dell'integrale, che al Gurgite si riferisce, la quale per altro non può essere che molto picciola. Così tutto si riduce a semplici approssi-

ma-

mazioni, quando il sommo rigore e la geometrica esattezza non ponno aver luogo.

## PROBLEMA VIII.

Fig. 29. 100. Sia il tubo ANPFB (Fig. 29.) della stessa larghezza circolare da per tutto, e comunque incurvato: cercasi le velocità dell'acqua dopo che ne è sortita quella porzione, che riempiva lo spazio AKVB.

## SOLUZIONE.

Presa la solita formola generale  $\frac{Mf^2v dv}{n^2}$

$$+ \frac{(b-\omega)}{n^2} q dr + \frac{f^2 v^2 dr}{2 q n^2} - \frac{v^2 q dr}{2 n^2}$$

$= 0$ , e fatto in quest' ipotesi  $r = q = n$ ,

$$M = \int \frac{ds}{r} = \frac{s-\Delta}{n} = \frac{r-\Delta}{n},$$

la formola si muta in quest' altra  $\frac{2(r-\Delta)f^2v dv}{n^2} +$

$$\frac{f^2 v^2 dr}{n^2} - v^2 dr + 2(b-\omega) dr = 0,$$

cioè  $2(r-\Delta)f^2v dv + (f^2 - n^2)v^2 dr + 2n^2(b-\omega) dr = 0$ , e posto  $\Delta - r = \psi$ , si ha di nuovo  $2\psi v dv +$

$$\left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right)v^2 d\psi + \frac{2n^2}{f^2}(b-\omega)d\psi$$

$= 0$ , e questa moltiplicata per  $\psi - \frac{n^2}{f^2}$  diven-

ta

$$\text{ta } 2\psi^{1-\frac{n^2}{f^2}} v dv + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) v^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi \\ + \frac{2n^2}{f^2} (b - \omega) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi = 0, \text{ la}$$

quale integrata si riduce in  $v^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} + 1$

$$= -\frac{2n^2}{f^2} \int (b - \omega) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost.}$$

Laonde si ritrova  $v^2 = \psi^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \left( \text{Cost.} - \right.$

$\left. \frac{2n^2}{f^2} \int (b - \omega) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi \right)$ . Quindi effendo per la velocità dentro il vaso  $u^2 =$

$$\frac{f^2 v^2}{n^2}, \text{ si ricava } u^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2} + 1} = -$$

$$2 \int (b - \omega) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost. Il che era ec.}$$

## ESEMPIO.

101. Se il tubo *ADSB* (Fig. 31) è ret- Fig. 31.  
to, e inclinato all'orizzonte sotto l'angolo *IEG*  
 $= \varphi$ , effendo *Ii* = *r*, *IE* =  $\Delta$ , *Iγ* =  $\omega$ ,  
*IG* = *b*, *iE* =  $\Delta - r = \psi$ , *γG* = *iQ* =  
*b* -  $\omega$ , sarà *b* -  $\omega = \psi \text{ sen. } \varphi$ ; e quindi nasce

Q 3

 $v^2$

$$v^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} + 1 = - \frac{2n^2}{f^2} \text{sen. } \varphi \int \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} d\psi \\ + \text{Cost.} = \frac{2n^2}{n^2 - 2f^2} \psi^{2 - \frac{n^2}{f^2}} \text{sen } \varphi + \text{Cost.}$$

Dovendo pertanto essere  $v = 0$  quando è  $\psi = \Delta = \frac{b}{\text{sen. } \varphi}$ , si ricava  $\text{Cost.} = - \frac{2n^2}{n^2 - 2f^2} \times$

$$\Delta^{2 - \frac{n^2}{f^2}} \text{sen. } \varphi; \text{ e però } v^2 = \frac{2n^2 \Delta \text{sen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} \times$$

$$\left( \frac{\psi}{\Delta} - \left( \frac{\Delta}{\psi} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right). \text{ Ma è } \Delta \text{sen. } \varphi = b, \text{ e } \frac{\Delta}{\psi} = \frac{b}{b - \omega} = \frac{b}{\lambda} \text{ (posto cioè } \lambda = b - \omega \text{). Dunque farà } v^2 = \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \times$$

$$\left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right), \text{ espressione affatto simile alla ritrovata pe' vasi verticali (91.).}$$

Di qui si fa manifesto il seguente

## TEOREMA VIII.

102 *Dati due vasi prismatici retti di uguali basi, e di luci parimente uguali, ma di altezze comunque diverse, uno verticale, l'altro comunque inclinato all'orizzonte, talmente però che la vertica-*  
le

le IG del vaso inclinato s' agguagli all' altezza dell' altro , l' acqua si scaglia dalle luci di entrambi colla medesima velocità quando è diffusa verticalmente in ambedue ad eguali profondità .

E' abbastanza chiaro , che l' equazione

$$v^2 = \frac{2n^2b}{n^2 - f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) \text{ essen-}$$

do la stessa sì pe' vasi prismatici verticali , che per gl' inclinati , varranno anche per questi le conseguenze dedotte per quelli ; cioè l' altezza dell' acqua sopra il lume , la quale corrisponde alla massima velocità dell' uscita , è =

$$b \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}} ; \text{ e la velocità massima } =$$

$$V \left( \frac{2n^2b}{n^2 - f^2} \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - f^2}} \right)$$

#### PROBLEMA IX.

103. Ritrovare il tempo  $t$ , che mette l' acqua in un vaso cilindrico o prismatico retto , comunque inclinato all' orizzonte , a discendere verticalmente d' una data profondità .

#### SOLUZIONE.

Chiamata , come dianzi ,  $u$  la velocità  
 $Q_4$  dell'

dell' acqua dentro il vaso , si ha  $u = \frac{fv}{n} =$

$$\sqrt{\frac{2f^2b}{n^2-2f^2}} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1-\frac{n^2}{f^2}} \right). \text{ Ma } dt =$$

$$- \frac{d\psi}{u} = - \frac{d\lambda}{u \text{ sen. } \varphi} . \text{ Dunque } dt =$$

$$- \frac{d\lambda}{\text{sen. } \varphi \sqrt{\frac{2f^2b}{n^2-2f^2}} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1-\frac{n^2}{f^2}} \right)} . \text{ Per}$$

$$\text{sen. } \varphi \sqrt{\frac{2f^2b}{n^2-2f^2}} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1-\frac{n^2}{f^2}} \right)$$

integrare quest'equazione , mettasi sotto la forma

$$- \frac{d\lambda}{\text{sen. } \varphi} \left( \frac{2f^2\lambda}{n^2-2f^2} \right)^{-\frac{1}{2}} \left( 1 - \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{-2+\frac{n^2}{f^2}} \right)^{-\frac{1}{2}}$$

e convertito in serie il secondo fattore trovasi

$$\left( 1 - \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2}-2} \right)^{-\frac{1}{2}} = 1 + \frac{1}{2} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2}-2}$$

$$+ \frac{1 \cdot 3}{1 \cdot 2 \cdot 4} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{2n^2}{f^2}-4} + \frac{1 \cdot 3 \cdot 5}{1 \cdot 2 \cdot 3 \cdot 8} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{3n^2}{f^2}-6}$$

$$+ \text{ ec. Dunque } dt = - \frac{d\lambda}{\text{sen. } \varphi} \sqrt{\left( \frac{n^2-2f^2}{2f^2b} \right)} \times$$

$$\left( \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{-\frac{1}{2}} + \frac{1}{2} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2}-\frac{5}{2}} + \frac{1 \cdot 3}{1 \cdot 2 \cdot 4} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{2n^2}{f^2}-\frac{9}{2}} \right.$$

$$\left. + \frac{1 \cdot 3 \cdot 5}{1 \cdot 2 \cdot 3 \cdot 8} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{3n^2}{f^2}-\frac{13}{2}} + \text{ ec.} \right) . \text{ Conseguen-}$$

te-

temente si ottiene  $t = -\frac{b^{\frac{1}{2}}}{\text{sen. } \varphi} \left( \frac{n^2 - 2f^2}{2f^2} \right)^{\frac{1}{2}}$   
 $\times \left( 2 \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} + \frac{f^2}{2n^2 - 3f^2} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} - \frac{7}{2} + \right.$   
 $\frac{1.3.f^2}{1.4.(4n^2 - 7f^2)} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} - \frac{7}{2} + \frac{1.3.5.f^2}{1.3.8.(6n^2 - 11f^2)}$   
 $\times \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} - \frac{11}{2} + \text{ec.} \Big) + \text{Cost.}$  Ma è manife-  
 sto, che si fa  $t = 0$  allorchè  $\lambda = b$ ; sarà dunque  
 Cost.  $= \left( 2 + \frac{f^2}{2n^2 - 3f^2} + \frac{1.3.f^2}{1.4.(4n^2 - 7f^2)} + \right.$   
 $\frac{1.3.5.f^2}{1.3.8.(6n^2 - 11f^2)} + \text{ec.} \Big) \times \frac{1}{\text{sen. } \varphi} \sqrt{\frac{n^2 b - 2f^2 b}{2f^2}}$ , e  
 per ultimo  $t = \left( 2 + \frac{f^2}{2n^2 - 3f^2} + \frac{1.3.f^2}{1.4.(4n^2 - 7f^2)} \right.$   
 $\left. + \frac{1.3.5.f^2}{1.3.8.(6n^2 - 11f^2)} + \text{ec.} \right) \times \frac{1}{\text{sen. } \varphi} \sqrt{\frac{n^2 b - 2f^2 b}{2f^2}}$   
 $- \left( 2 \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} + \frac{f^2}{2n^2 - 3f^2} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} - \frac{7}{2} + \right.$   
 $\frac{1.3.f^2}{1.4.(4n^2 - 7f^2)} \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} - \frac{7}{2} + \frac{1.3.5.f^2}{1.3.8.(6n^2 - 11f^2)}$   
 $\times \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{1}{2}} - \frac{11}{2} + \text{ec.} \Big) \times \frac{1}{\text{sen. } \varphi} \sqrt{\frac{n^2 b - 2f^2 b}{2f^2}}.$   
 Il che era ec.

CO-

## COROLLARIO I.

104. Se in questa espressione del tempo si mette  $\lambda = b \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - f^2}}$ , che è l'altezza dell'acqua quando la velocità dell'uscita è massima, si viene a conoscere il tempo che passa dal principio dell'efflusso fino al momento della massima velocità. Ché se ponfi  $\lambda = 0$ , si fa noto il tempo del total vuotamento del vaso.

## COROLLARIO II.

105. Supposto picciolissimo il lume, cioè  $n$  grandissimo in confronto di  $f$ , allora diventa  $n^2 - 2f^2 = n^2$ , e  $\left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{f^2}{n^2}} = 0$ . Perciò  $dt = \frac{-nd\lambda}{f \text{ sen. } \varphi \sqrt{2\lambda}}$ . Quindi integrando nasce  $t = -\frac{2n}{f \text{ sen. } \varphi} \sqrt{\frac{1}{2}\lambda} + \text{Cost.} = -\frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} \sqrt{2\lambda} + \text{Cost.} = \frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} (\sqrt{2b} - \sqrt{2\lambda})$ .

## COROLLARIO III.

106. Dato un altro vaso verticale, dove  $\text{sen. } \varphi = 1$ , di ugual larghezza, e di lume uguale coll'inclinato, e di altezza uguale alla verticale  $IG$  del vaso inclinato, sta il tempo della

della discesa dell'acqua per una data altezza verticale nel vaso inclinato al tempo della discesa per la stessa altezza nel vaso verticale, come sta 1 : sen.  $\varphi$ .

## PROBLEMA X.

107. Ritrovare il tempo, dentro il quale l'acqua, che scende dal foro, acquista la massima velocità, come pure la quantità d'acqua uscita in tal tempo, supposto il vaso, come nel Problema precedente, e il foro picciolissimo in paragone della larghezza del vaso.

## SOLUZIONE.

La velocità si fa massima allorchè  $\lambda = \frac{f^2}{b \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}}$ . Posto adunque questo valore nell'equazione  $t = \frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} (\sqrt{2b} - \sqrt{2\lambda})$ , nasce il tempo ricercato  $t = \frac{n \sqrt{2b}}{f \text{ sen. } \varphi} \times \left( 1 - \sqrt{\left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}} \right)$ : si offervi ora, che  $\left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}$  è  $= 1 : \left( \frac{n^2 - f^2}{f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}} = 1 : \left( \frac{n^2}{f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}$ , trascurandosi  $f^2$ , e  $2f^2$  in

con.

confronto di  $n^2$ . Inoltre  $\left(\frac{n^2}{f^2}\right)^{\frac{f^2}{n^2}}$  debb' essere un poco maggiore di 1, e non uguale ad 1, altrimenti la quantità grandissima  $\frac{n^2}{f^2}$  sarebbe

$= 1 \cdot \frac{n^2}{f^2} = 1$ . Sia per tanto  $\left(\frac{n^2}{f^2}\right)^{\frac{f^2}{n^2}} = 1 + y$ : non potrà  $y$  essere che una quantità picciolissi-

ma, altrimenti, avendosi  $\frac{n^2}{f^2} = (1 + y)^{\frac{n}{f^2}}$ , la potenza di questo binomio buttata in serie si troverebbe visibilmente maggiore di  $\frac{n^2}{f^2}$ . Si sa poi, che è  $\log. (1 + y) = y - \frac{1}{2}y^2 + \frac{1}{3}y^3 - \text{ec.}$ , e però essendo  $y$  picciolissima,  $\log. (1 + y) = y$  prossimamente. Quindi s' in-

ferisce  $\left(\frac{n^2}{f^2}\right)^{\frac{f^2}{n^2}} = 1 + \log. (1 + y) = 1 +$

$\log. \left(\frac{n^2}{f^2}\right)^{\frac{f^2}{n^2}} = 1 + \frac{2f^2}{n^2} \log. \frac{n}{f}$ . Dunque

$$\left(\frac{f^2}{n^2 - f^2}\right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}} = \frac{1}{1 + \frac{2f^2}{n^2} \log. \frac{n}{f}}$$

$= 1 - \frac{2f^2}{n^2} \log. \frac{n}{f}$  giacchè, gli altri termini, che dà la divisione possono dispreszarsi a motivo del valore picciolissimo di  $y = \log. (1 + y)$

$= \log. \left( \frac{n^2}{f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2}} = \frac{2f^2}{n^2} \log. \frac{n}{f}$ , di cui tutte le potenze dopo la prima possono negligerfi al confronto di quella. Da ciò si raccoglie

$\sqrt{\left( \frac{n^2}{f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2}} - 2f^2} = \sqrt{\left( 1 - \frac{2f^2}{n^2} \log. \frac{n}{f} \right)}$   
 $= 1 - \frac{f^2}{n^2} \log. \frac{n}{f}$ , dispreszate le potestà superiori del termine logaritmico. Dunque finalmente si ritrova  $t = \frac{f \sqrt{2b}}{n \text{ sen. } \varphi} \log. \frac{n}{f}$ , che è il tempo ricercato.

Per trovare la quantità d'acqua, che in tal tempo si scarica, si ha  $\lambda = b - \frac{2f^2 b}{n^2} \log. \frac{n}{f}$ ; e perciò  $b - \lambda = \frac{2f^2 b}{n^2} \log. \frac{n}{f}$ , che rappresenta la quantità dell'abbassamento verticale dell'acqua nel vaso nel tempo che passa sino al conseguimento della massima celerità. Dunque per ultimo  $(b - \lambda)n = \frac{2f^2 b}{n} \log. \frac{n}{f}$  farà la quantità d'acqua uscita in quel tempo. Il che era ec.

Esem-

## ESEMPIO.

108. Nell'esperimento del Sig. DAN. BERNOULLI, relativo a questo Problema, si prende  $b = \frac{1}{2}$  pied.,  $n = 6,2$  poll. quad.,  $\frac{f}{n} = \frac{1}{100}$ , ma per la contrazione della vena d'acqua, di cui parleremo in seguito, si fa  $\frac{f}{\sqrt{2}}$  in vece di  $f$ : d'onde risulta  $\frac{2f^2b}{n^2} = \frac{1}{20000}$ , che somministra  $b - \lambda = \frac{1}{20000} \log. \frac{n}{f} = \frac{1}{20000} \log. 100\sqrt{2} = \frac{1}{20000} \times (\log. 100 + \frac{1}{2} \log. 2)$ . Ora  $\log. 100 = 2 \times 2,302585 = 4,60517$ ; e  $\log. 2 = 0,3010300 \times 2,302585 = 0,693147$ ;  $\frac{1}{2} \log. 2 = 0,346573$ . Dunque  $b - \lambda = \frac{1}{20000} \times 4,951743 = 0,0002475$  pied. Di qui si scorge che l'acqua per giugnere all'acquisto della massima celerità non si è abbassata neppure d'un trentesimo di linea.

La quantità d'acqua in questo esperimento si ha moltiplicando per  $n$  l'abbassamento ritrovato. Dunque essendo l'abbassamento  $= 0,00297$  poll.,  $n = 6,2$  poll. quadr., risulta la quantità d'acqua  $= 0,018414$  poll. cub.  $= \frac{1}{4}$  poll. cub.  $= 32$  lin. cub. L'acqua in questa esperienza sprizzava in direzione orizzontale, e l'ampiezza del getto  
era

era di 33 linee, per modo che fra il principio e il fine di quest' ampiezza avrebbero dovuto cadere 32 linee cubiche d'acqua; e se una mediocre gocciola è di circa 6 linee cubiche, 5 in 6 goccioline si farebbono dovute trovare fra i detti confini. Che se BERNOULLI non potè ritrovarne pur una, ciò dipende dall'urto rapidissimo delle goccioline immediatamente seguenti, che non lascian campo alle poche precedenti di cascar prima, e di formare la mentovata striscia fra i due estremi del getto.

Per definire poi il tempo  $t = \frac{f\sqrt{2b}}{n \text{ sen. } \varphi} \log. \frac{n}{f}$ ,

è necessario ridurre all'unità di minuti secondi una siffatta espressione; e a tal effetto osservo, che chiamata  $p$  la gravità acceleratrice terrestre,  $s$  lo spazio, da cui cade dalla quiete un grave nel tempo  $\theta$ ,  $c$  la velocità acquistata per la caduta in quel tempo, si ha dalla Meccanica

$$p\theta = c = \frac{ds}{d\theta}; \text{ onde } p\theta d\theta = ds, \text{ ed in-}$$

tegrando  $\frac{1}{2} p\theta^2 = s$ , ed in fine  $\theta = \sqrt{\frac{2s}{p}}$ ,

ovvero posto  $p = 1$ , come sopra,  $\theta = \sqrt{2s}$ . Siccome per tanto i due tempi  $t$ ,  $\theta$  vengono

espressi dalle quantità omogenee  $\frac{f\sqrt{2b}}{n \text{ sen. } \varphi} \log. \frac{n}{f}$ ,

e  $\sqrt{2s}$ , il numero de' secondi dell'uno e l'altro sarà proporzionale alle stesse quantità, cioè

sarà

sarà  $\sqrt{2s} : \frac{\sqrt{2b}}{n \text{ sen. } \varphi} \log. \frac{n}{f} :: \delta : t$ ; e perchè  $\delta = 1''$  allorchè  $s = 15,1$  pied.  $= g$ , si avrà

$$t = \frac{f \sqrt{\frac{b}{g}}}{n \text{ sen. } \varphi} \log. \frac{n}{f} \text{ rappresentato in secondi.}$$

$$\text{Quindi essendo } \frac{f}{n} = \frac{1}{100 \sqrt{2}}; \sqrt{\frac{b}{g}} = \frac{1}{\sqrt{2g}}$$

$$= \frac{1}{\sqrt{30,2}}; \log. \frac{n}{f} = 4,951743; \text{ sen. } \varphi$$

$= 1$  perchè il vaso era verticale, si ottiene

$$t = \frac{1}{100 \sqrt{60,4}} \times 4,951743'' = \frac{1}{100 \times 7,772}$$

$$\times 4,951743'' = \frac{1}{777,2} \times 4,951743'' =$$

$0,00637''$ , che è certamente un tempicciuolo estremamente picciolo.

#### PROBLEMA XI.

Fig. 32. 109. Il tubo APFB (Fig. 32) è cilindrico, ed inferiormente comunque incurvato, talmente però, che se si guida pel centro E dell'orifizio il piano orizzontale EG, la parte superiore NI è dritta, ed inclinata all'orizzonte sotto l'angolo  $\varphi$ : cercosi la velocità dell'acqua dopo che ne sarà sortita una data quantità.

#### SOLUZIONE.

Suppongasi l'acqua discesa fino a KV, essendo come prima  $INE = \Delta$ ,  $IG = b$ ,  
iE

$iE = \psi$ ,  $I\gamma = \omega$ ,  $\gamma G = b - \omega = \lambda$ ,  
 si faccia  $EDN = \theta$ ; e però  $iN = \psi - \theta$ ;  
 e quindi  $b - \omega = (\psi - \theta) \text{ sen. } \varphi$ , il qual

valore surrogato nell' equazione  $u^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2} + 1}$

$$= -2 \int (b - \omega) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost.}$$

la trasforma in

$$u^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2} + 1} = -2 \text{ sen. } \varphi \int (\psi - \theta) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi +$$

$$\text{Cost.} = -2 \text{ sen. } \varphi \int \psi^{-\frac{n^2}{f^2} + 1} d\psi$$

$$+ 2\theta \text{ sen. } \varphi \int \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost.} =$$

$$\frac{2f^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2} + 2} \text{ sen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} - \frac{2f^2 \theta \psi^{-\frac{n^2}{f^2} + 1} \text{ sen. } \varphi}{n^2 - f^2}$$

+ Cost. Ma è  $u = 0$  quando  $\psi = \Delta$ ; dunque Cost.

$$= \frac{2f^2 \theta \Delta^{-\frac{n^2}{f^2} + 1} \text{ sen. } \varphi}{n^2 - f^2} - \frac{2f^2 \Delta^{-\frac{n^2}{f^2} + 2} \text{ sen. } \varphi}{n^2 - 2f^2}$$

$$\text{Laonde } u^2 = \frac{2f^2 \psi \text{ sen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} - \frac{2f^2 \theta \text{ sen. } \varphi}{n^2 - f^2}$$

R

+

$$\begin{aligned}
& + \frac{2 f^2 \theta \operatorname{sen.} \varphi}{n^2 - f^2} \left( \frac{\Delta}{\psi} \right) - \frac{n^2}{f^2} + 1 \\
& - \frac{2 f^2 \psi \operatorname{sen.} \varphi}{n^2 - 2 f^2} \left( \frac{\Delta}{\psi} \right) - \frac{n^2}{f^2} + 2 \\
& = \frac{2 f^2 \theta \operatorname{sen.} \varphi}{n^2 - f^2} \left( \left( \frac{\Delta}{\psi} \right) - \frac{n^2}{f^2} + 1 - 1 \right) \\
& - \frac{2 f^2 \psi \operatorname{sen.} \varphi}{n^2 - 2 f^2} \left( \left( \frac{\Delta}{\psi} \right) - \frac{n^2}{f^2} + 2 - 1 \right).
\end{aligned}$$

Il che era ec.

## COROLLARIO I.

110. Supposto  $n = f$ , la prima parte di quest' integrale si cangia in  $2 f^2 \theta \operatorname{sen.} \varphi \times \frac{0}{0}$ , quantità indeterminata, la quale indica doverfi per questo caso prendere l' integrale in altro modo. Richiamata pertanto l' equazione

$$\begin{aligned}
& \text{differenziale } 2 \psi v dv + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) v^2 d\psi \\
& + \frac{2 n^2}{f^2} (b - \omega) d\psi = 0, \text{ e sostituito } \frac{n^2 u^2}{f^2} \\
& \text{per } v^2, \frac{n^2 u du}{f^2} \text{ per } v dv, \text{ sicchè nasca } \frac{2 n^2 \psi u du}{f^2} \\
& + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) \frac{n^2}{f^2} u^2 d\psi + \frac{2 n^2}{f^2} (b - \omega) d\psi \\
& = 2 \psi u du + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) u^2 d\psi + 2 (b - \omega) d\psi \\
& \qquad \qquad \qquad =
\end{aligned}$$

$= 0$ , in questa ipotesi di  $n = f, b = \omega = (\psi - \theta) \text{ sen. } \varphi$  si ottiene  $2\psi u du + 2(\psi - \theta) d\psi \text{ sen. } \varphi = 0$ ; e quindi  $2u du = \frac{2\theta d\psi \text{ sen. } \varphi}{\psi} - 2 d\psi \text{ sen. } \varphi$ , ed integrando  $u^2 = 2\theta \text{ sen. } \varphi \log. \psi - 2\psi \text{ sen. } \varphi + \text{Cost.}$   
 $= 2 \text{ sen. } \varphi \left( \Delta - \psi + \theta \log. \frac{\psi}{\Delta} \right).$

## COROLLARIO II.

111. Per avere la massima velocità in questo caso, si fa  $du = 0$  nell'equazione differenziale  $2\psi u du + 2(\psi - \theta) d\psi \text{ sen. } \varphi = 0$ , e si deduce  $\psi = \theta$ , cioè la massima velocità allorchè l'acqua è discesa fino al piano orizzontale, che passa pel centro del lume.

## COROLLARIO III.

112. Per ritrovare tutta l'acqua, che in questo caso può sortire dal vaso, facciasi  $u^2 = 0$ , cioè  $2 \text{ sen. } \varphi \left( \Delta - \psi + \theta \log. \frac{\psi}{\Delta} \right) = 0$ ; donde si ritrae tanto  $\Delta = \psi$ , che vale appunto nel principio del moto, quanto  $\psi - \theta \log. \psi = \Delta - \theta \log. \Delta$ , e la risoluzione di questa equazione trascendente farà conoscere la porzione *Ei* del tubo, la quale non si vuoterà d'acqua.

## COROLLARIO IV.

113. Se  $n = f\sqrt{2}$ , diventa  $n^2 - 2f^2 = 0$ ,  
 $\text{K } 2 \qquad \qquad \qquad \text{e}$

e nulla si può inferire dall'equazione di questo Problema. Convien dunque ricorrere all'equazione differenziale

$$2\psi u du + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) u^2 d\psi + 2(\psi - \theta) d\psi \operatorname{sen.} \varphi = 0, \text{ dove sostituito } 2 \text{ per } \frac{n^2}{f^2}$$

si ha  $2\psi u du - u^2 d\psi + 2(\psi - \theta) d\psi \operatorname{sen.} \varphi = 0$ , e dividendo per  $\psi^2$  nasce

$$\frac{2\psi u du - u^2 d\psi}{\psi^2} = \frac{2(\theta - \psi) d\psi \operatorname{sen.} \varphi}{\psi^2}, \text{ ed integrando } \frac{u^2}{\psi} = -$$

$$\frac{2\theta \operatorname{sen.} \varphi}{\psi} - 2 \operatorname{sen.} \varphi \log. \psi + \text{Cost.} = 2\theta \operatorname{sen.} \varphi \times$$

$$\left(\frac{1}{\Delta} - \frac{1}{\psi}\right) + 2 \operatorname{sen.} \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}; \text{ è perciò } u^2 =$$

$$2\theta \operatorname{sen.} \varphi \left(\frac{\psi}{\Delta} - 1\right) + 2\psi \operatorname{sen.} \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}.$$

#### COROLLARIO V.

114. In questo stesso caso di  $n^2 = 2f^2$  facendo  $du = 0$ , l'equazione differenziale del Corollario precedente somministra  $u^2 = 2(\psi - \theta) \operatorname{sen.} \varphi$ , il qual valore sostituito al dianzi ritrovato dà  $2(\psi - \theta) \operatorname{sen.} \varphi = 2\theta \operatorname{sen.} \varphi \left(\frac{\psi}{\Delta} - 1\right)$

$$+ 2\psi \operatorname{sen.} \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}, \text{ oppure } 2\psi \operatorname{sen.} \varphi =$$

$$\frac{2\theta \psi \operatorname{sen.} \varphi}{\Delta} + 2\psi \operatorname{sen.} \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}, \text{ vale a dire}$$

log.

$\log. \frac{\Delta}{\psi} = \frac{\Delta - \theta}{\Delta}$ ; e quindi, preso  $e$  pel numero, che ha per suo logaritmo iperbolico l'unità, nasce  $\frac{\Delta}{\psi} = e^{\frac{\Delta - \theta}{\Delta}}$ , cioè  $\psi = \Delta e^{-\frac{\Delta - \theta}{\Delta}}$ , al qual valore corrisponde la massima celerità. Da ciò si inferisce, che l'acqua scorrerà dentro il tubo colla massima velocità quando sopra il piano orizzontale  $GE$  otterrà l'altezza  $(\Delta e^{-\frac{\Delta - \theta}{\Delta}} - \theta) \text{ sen. } \varphi$ .

## COROLLARIO VI.

115. Stando alla stessa ipotesi di  $n^2 = 2f^2$ , e nell'equazione  $u^2 = 2\theta \text{ sen. } \varphi \left( \frac{\psi}{\Delta} - 1 \right) + 2\psi \text{ sen. } \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}$  posto  $u^2 = 0$ , si ritrova tanto  $\psi = \Delta$  pel principio del moto dell'acqua, quanto  $\theta \left( \frac{\psi}{\Delta} - 1 \right) + \psi \log. \frac{\Delta}{\psi} = 0$ , la qual equazione risolta farà conoscere il luogo fin dove l'acqua giugnerà nel tubo, non potendo tutta scaricarsi.

## LEMMA.

116. Nel cono retto troncato **HABI** (Fig. 33), le di cui basi  $AB = f$ ,  $HI = b$ ,  $R_3$   $e$  Fig. 33.

e l'altezza  $NF = a$ , cercasi un'equazione fra una sezione qualunque  $PR = z$  parallela alle basi, e l'altezza  $OF = x$ .

## SOLUZIONE.

Essendo  $AMB$  il cono intero, si ha  $\sqrt{f}:\sqrt{h}::FM:NM$ ;  $\sqrt{\tau}:\sqrt{h}::OM:NM$ ; e parimente  $\sqrt{f}-\sqrt{h}:\sqrt{h}::a:NM$ ;  $\sqrt{\tau}-\sqrt{h}:\sqrt{h}::a-x:NM$ . Dunque  $\sqrt{f}-\sqrt{h}:\sqrt{\tau}-\sqrt{h}::a:a-x$ ; e perciò  $(a-x) \times (\sqrt{f}-\sqrt{h}) = a(\sqrt{\tau}-\sqrt{h})$ , cioè  $\tau = \frac{[a\sqrt{f}-x(\sqrt{f}-\sqrt{h})]^2}{a^2}$ . Il che era ec.

## PROBLEMA XII.

Fig. 34. 117. Il vaso prismatico o cilindrico retto  $EDIQ$  (Fig. 34) è unito al tubo conico  $HIBA$  applicato lateralmente al fondo del vaso, e scorrendo l'acqua per l'apertura  $HI$  del vaso forte per l'apertura  $AB$  del tubo: si cerca la velocità dell'acqua, discesa che sarà nel vaso per una data altezza.

## SOLUZIONE.

Si richiami l'equazione differenziale  $Mdu + \frac{(b-w)qdr}{n^2} + \left(\frac{u^2}{2q^2} - \frac{u^2}{2f^2}\right)qdr = 0$ , e si cerchi prima l'integrale  $M = \int \frac{ds}{\tau}$ . Ora nel tubo conico  $HIBA$  ritenute le denominazioni del

del Lemma precedente, e fatto  $MN = c$ ,

$MNO = s = c + a - x$ , nasce  $\int \frac{ds}{x} =$

$$-\int \frac{a^2 dx}{[a\sqrt{f} - x(\sqrt{f} - \sqrt{h})]^2} = -$$

$$\frac{(\sqrt{f} - \sqrt{h})[a\sqrt{f} - (\sqrt{f} - \sqrt{h})x]}{a^2} + \text{Cost.}$$

e perchè dee svanire  $M$  quando  $s = c + a$ , ovvero quando  $x = 0$ , si ha  $M =$

$$\frac{(\sqrt{f} - \sqrt{h})\sqrt{f}}{(\sqrt{f} - \sqrt{h})[a\sqrt{f} - (\sqrt{f} - \sqrt{h})x]}.$$

Quindi dovendo prenderfi quest' integrale per tutto il tubo da  $F$  fino ad  $N$ , si fa  $x = a$ , e si

ottiene l'espressione  $-\frac{a}{\sqrt{fh}}$ . Definito così l'in-

tegrale  $M$  per tutto il tubo conico  $BAHI$  si proceda a determinarlo pel vaso cilindrico  $EDIQ$ , dove tutte le sezioni essendo uguali si

ha  $r = q = n$ ; e perciò  $\int \frac{ds}{x} = \int -\frac{dx}{n} =$

$-\frac{x}{n} + \text{Cost.}$  Ma per  $x = a$  si è ritrovato

quest' integrale  $= -\frac{a}{\sqrt{fh}}$ ; dunque  $\text{Cost.} =$

$-\frac{a}{\sqrt{fh}} + \frac{a}{n}$ . Laonde  $M = \int \frac{ds}{x} = \frac{a-x}{n}$

$-\frac{a}{\sqrt{fh}} = \frac{s-c}{n} - \frac{a}{\sqrt{fh}}$ . Sia l'angolo  $QNF$

$= \mu$ , e si troverà  $NG = a \cos. \mu$ , e quindi  $b = QG = c - a \cos. \mu$ . Sarà inoltre (Pro-

blema V.)  $s = r = \omega$ ; onde fatte le debite sostituzioni, l'equazione differenziale si cangia in  $\left(\frac{r-c}{n} - \frac{a}{\sqrt{fh}}\right) u du + \frac{(c-a \cos. \mu - r)}{n} dr + \left(\frac{u^2}{2n^2} - \frac{u^2}{2f^2}\right) n dr = 0$ , cioè  $2\left(r - c - \frac{na}{\sqrt{fh}}\right) u du + 2(c - a \cos. \mu - r) dr + u^2 dr - \frac{n^2 u^2 dr}{f^2} = 0$ . Pongasi ora  $r - c - \frac{na}{\sqrt{fh}} = y$ ;  $r = y + c + \frac{na}{\sqrt{fh}}$ ;  $dr = dy$ , e l'equazione si trasforma in  $2y u du + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) u^2 dy = 2\left(\frac{na}{\sqrt{fh}} + a \cos. \mu + y\right) dy$ , la quale moltiplicata per  $y^{-1 - \frac{n^2}{f^2}}$  diviene  $2y^{1 - \frac{n^2}{f^2}} u du + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) u^2 y^{-\frac{n^2}{f^2}} dy = 2y^{1 - \frac{n^2}{f^2}} dy + 2ay^{-\frac{n^2}{f^2}} dy \cos. \mu + \frac{2nay^{-\frac{n^2}{f^2}} dy}{\sqrt{fh}}$ , ed integrata, dà  $u^2 y^{1 - \frac{n^2}{f^2}} = \frac{1}{2} \frac{f^2 y^{2 - \frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} +$

$$\frac{2f^2ay}{f^2 - n^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2} \cos. \mu}{f^2} + \frac{2f^2nay}{(f^2 - n^2) \sqrt{fh}} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2} + \text{Cost. Si}$$
 determina la Cost. osservando, che si fa  $u = 0$ , quando  $r = 0$ , ovvero  $y = -\frac{na}{\sqrt{fh}} - c = k$ ,  
 posto cioè  $k = -c - \frac{na}{\sqrt{fh}}$ . Dunque  $u^2 y^{1 - \frac{n^2}{f^2}}$

$$\begin{aligned}
 &= \frac{2f^2k^2}{n^2 - 2f^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2} + \frac{2f^2ak}{n^2 - f^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2} \cos. \mu}{f^2} + \\
 &\frac{2f^2nak}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2} - \frac{2f^2nay}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2} - \\
 &\frac{2f^2ay}{n^2 - f^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2} \cos. \mu}{f^2} - \frac{2f^2y^2}{n^2 - 2f^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2}; \text{ e finalmente }
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 u^2 &= \frac{2f^2k}{n^2 - 2f^2} \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{y}{k} \right) + \\
 &\frac{2f^2a \cos. \mu \sqrt{fh} + 2f^2na}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}} \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - 1 \right).
 \end{aligned}$$

Il che era ec.

CO.

## COROLLARIO I.

118. Se il tubo è orizzontale; allora diventando  $\cos. \mu = 0$ , si ottiene  $u^2 = \frac{2f^2 k}{n^2 - 2f^2} \times$   
 $\left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{y}{k} \right) + \frac{2f^2 na}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}} \times$   
 $\left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - 1 \right).$

## COROLLARIO II.

119. Se il tubo è adattato verticalmente al fondo del vaso; allora  $\cos. \mu = -1$ , ed

$$u^2 = \frac{2f^2 k}{n^2 - 2f^2} \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{y}{k} \right) +$$

$$\frac{2f^2 na - 2f^2 a \sqrt{fh}}{(n^2 - 2f^2) \sqrt{fh}} \left( -1 + \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right).$$

## PROBLEMA XIII.

120. Supposto tutto come nel Problema precedente, ritrovare la velocità dell'acqua quando l'orifizio  $BA = f$  è picciolissimo in confronto della larghezza  $EQ = n$  del vaso.

## SOLUZIONE.

Essendo  $v$  la velocità dell'acqua nell'uscire

uscire dal lume  $BA$ , ed  $u^2 = \frac{f^2 v^2}{n^2}$ , sostituito questo valore nell'equazione differenziale

$$2\left(r - c - \frac{na}{\sqrt{fh}}\right) u du + 2(c - a \cos. \mu - r) dr + u^2 dr - \frac{n^2 u^2 dr}{f^2} = 0,$$

e disprezzati i termini moltiplicati per  $\frac{f^2}{n^2}$ , o anche per  $\frac{f\sqrt{f}}{n}$ , si ritrova  $v^2 = 2(c - a \cos. \mu - r)$ ; e conseguentemente l'altezza dovuta alla velocità dell'uscita, cioè  $\frac{1}{2}v^2 = c - a \cos. \mu - r = QG - QV = VG =$  all'altezza dell'acqua sopra l'orifizio del tubo.

Ma per definire con maggior rigore la velocità, che qui si cerca, nell'equazione differenziale, dopo aver sostituito  $\frac{f^2 v^2}{n^2}$  per  $u^2$ , non dovranno ommetterfi se non se que' termini, che si trovano moltiplicati per  $\frac{f^2}{n^2}$ ; e pertanto si otterrà

$$- \frac{2af\sqrt{f} \cdot v dv}{n\sqrt{h}} + 2(c - a \cos. \mu - r) dr - v^2 dr = 0.$$

Per passare ora all'integrazione di questa equazione faccio  $y = -v^2 - 2r$ , e colle dovute sostituzioni ottengo

$$\frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \times (dy + 2dr) + 2(c - a \cos. \mu - r) dr + y dr +$$

$$+ 2rdr = 0, \text{ cioè } \left( 2c - 2a \cos. \mu + \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + y \right) dr \\ = - \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} dy, \text{ vale a dire } dr = - \\ \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} dy$$

$$\frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu + y, \text{ ed integrando } r =$$

$$- \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu + y \right)$$

$$+ \text{Cost.} = - \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c -$$

$$2a \cos. \mu - 2r - y^2 \right) + \text{Cost. Ma } y^2 = 0,$$

$$\text{quando } r = 0; \text{ dunque Cost.} = \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \times$$

$$\log. \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right). \text{ Laonde } r =$$

$$\frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \frac{\frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu}{\frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu - 2r - y^2};$$

e preso  $e$  pel numero, che ha per suo logaritmo

mo iperbolico l'unità, si trova  $e^{\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} =$

$$\frac{\frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu}{\frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu - 2r - v^2}, \text{ ovvero}$$

$$\left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu - 2r - v^2 \right) e^{\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}}$$

$$= \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu. \text{ Dunque finalmente}$$

$$v^2 = \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right) \left( 1 - \frac{1}{e^{\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}}} \right)$$

$$- 2r, \text{ ed } u^2 = \frac{f^2 v^2}{n^2} = \frac{f^2}{n^2} \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right)$$

$$\times \left( 1 - e^{-\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} \right) - \frac{2f^2 r}{n^2}. \text{ Il che era ec.}$$

## COROLLARIO I.

121. Quando  $r = 0$ , diventa  $v$ , ed  $u = 0$ , come esser dee; ma cresce rapidissimamente il valore di  $v$ , ed  $u$  fintantochè resta picciolissimo  $r$ , diventando allora  $v^2 = \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu$ ,  
et

$$\text{ed } \mu^2 = \frac{f^2}{n^2} \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right) \text{ prof-}$$

simamente, cioè l'altezza dovuta alla velocità dell'uscita dall'orifizio del tubo trovasi a un dipresso uguale all'altezza della suprema sezione del vaso sopra l'orifizio del tubo, giacchè può dispreszarsi il termine  $\frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}}$ . Crescendo

poi  $r$ , scema il valore di  $v^2$ ; ond'è, che per un determinato valore di  $r$  dee ritrovarsi massimo il valore di  $v$ .

## COROLLARIO II.

$$122. \text{ Nell'equazione } v^2 = \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right) \left( 1 - e^{-\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} \right) - 2r, \text{ fatto } v^2 =$$

0, si ottiene egualmente  $r = 0$  pel principio del

$$\text{moto, e } 2r + e^{-\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} \left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right) = \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu; \text{ e trovato da tal}$$

equazione il valore di  $r$ , si conoscerà di quanto potrà l'acqua abbassarsi nel vaso per continuare a scaricarsi per l'apertura del tubo.

PRO-

## PROBLEMA XIV.

123. *Determinare nelle stesse ipotesi la massima velocità dell' acqua .*

## SOLUZIONE I.

Nella predetta equazione fatto  $dv$ , ovvero  $2v dv = 0$ , si ritrova  $-2dr + \frac{n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}} \times$

$$\left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right) e^{\frac{-rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} dr = 0;$$

$$\text{cioè } e^{\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} = \frac{n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}} (-a \cos. \mu + c) + 1.$$

$$\text{Laonde passando ai logaritmi si deduce } \frac{n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}} \cdot r \\ = \log. \frac{af\sqrt{f} + (c - a \cos. \mu) n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}, \text{ ovvero}$$

$$r = \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \frac{af\sqrt{f} + (c - a \cos. \mu) n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}},$$

che esprimerà la discesa dell' acqua per giugnere alla massima velocità . Il che era ec.

## COROLLARIO I.

124. E' facile accorgersi, che un tal valore di  $r$  non può essere che picciolissimo, perchè,  
sebb-

febbene sia grandissima la quantità sotto il segno logaritmico, il logaritmo però è sempre molto picciolo in paragone di quella, ed essendo un tal logaritmo moltiplicato per la picciolissima quantità  $\frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}}$  non può risulterne

che un prodotto assai picciolo; dal che si raccoglie, che l'acqua quasi immantinente arriva a conseguire la massima celerità.

## COROLLARIO II.

125. Esaminato il valore di  $r = \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \frac{af\sqrt{f} + (c - a \cos. \mu) n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}$ , si scorge,

che per essere assai picciolo il primo termine  $af\sqrt{f}$  del numeratore sotto il segno logaritmico in confronto dell'altro, può esso trascurarsi,

ed assumersi  $r = \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \frac{(c - a \cos. \mu) n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}$ .

Ora è abbastanza chiaro, che, a motivo di  $\frac{n}{f}$  grandissimo, il  $\log. \frac{(c - a \cos. \mu) n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}$  non va-

ria che assai poco, comunque variar possa, purchè non estremamente, il rotto  $\sqrt{\frac{h}{f}}$ . Perlocchè

chè può prendersi  $r = \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \frac{(c - a \cos. \mu)n}{af}$ .

Si considerino pertanto tre casi 1.<sup>o</sup>  $f > h$  pel tubo conico coll'apertura esterna più larga. 2.<sup>o</sup>  $f = h$  pel tubo cilindrico. 3.<sup>o</sup>  $f < h$  pel tubo conico che si va restringendo al di fuori. Rimanendo le stesse le altre quantità, risulta  $r$  nel primo caso maggiore che nel secondo, e nel secondo maggiore che nel terzo, cioè a dire l'acqua per arrivare alla massima celerità dee abbassarsi di più nel vaso quando il tubo ad esso adattato è un cono troncato, esternamente divergente, che quando è un cilindro; e più quando è un cilindro, che quando è un cono esternamente convergente. Siccome poi è

$$\text{prossimamente } v^2 = \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu$$

—  $2r = 2c - 2a \cos. \mu - 2r$ , si fa manifesto, che l'acqua acquista nel primo caso una velocità minore, che nel secondo; e nel secondo minore, che nel terzo.

#### COROLLARIO III.

126. Moltiplicandosi per  $n$  il valore di  $r$

$$\text{si trova } \frac{af\sqrt{f}}{\sqrt{h}} \log. \frac{af\sqrt{f} + (c - a \cos. \mu)n\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}$$

per la quantità d'acqua, che si scarica in quel brevissimo intervallo, finchè arriva alla massima celerità.

S

So-

## SOLUZIONE II.

127. Per definire con maggior accuratezza e rigore il valore di  $r$  corrispondente alla massima velocità che si cerca, ricorro alla generale equazione differenziale (117)  $2yudu + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) u^2 dy = 2 \left( \frac{na}{\sqrt{fh}} + a \cos. \mu + y \right) dy$ , e posto  $du = 0$ , ottengo  $u^2 = \left( \frac{2na}{\sqrt{fh}} + 2a \cos. \mu + 2y \right) \frac{f^2}{f^2 - n^2}$ , che uguagliato all'altro valore di  $u^2$  ivi ritrovato somministra  $\frac{f^2}{f^2 - n^2} \left( \frac{2na}{\sqrt{fh}} + 2a \cos. \mu + 2y \right) = \frac{2f^2 k}{n^2 - 2f^2} \times \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{y}{k} \right) + \frac{2f^2 a \cos. \mu \sqrt{fh} + 2f^2 na}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}} \times \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - 1 \right)$ ; d'onde si trae  $\frac{na}{\sqrt{fh}} + a \cos. \mu + y = \frac{n^2 - f^2}{n^2 - 2f^2} y - \frac{(n^2 - f^2)k}{n^2 - 2f^2} \times \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{(a \cos. \mu \sqrt{fh} + na)}{\sqrt{fh}} \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} + \frac{a \cos. \mu \sqrt{fh} + na}{\sqrt{fh}}$ , ovvero  $\frac{f^2 y}{n^2 - 2f^2} =$   
(k

$$\left( \frac{k(n^2 - f^2)}{n^2 - 2f^2} + \frac{a \cos. \mu \sqrt{fh + na}}{\sqrt{fh}} \right) \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}},$$

e moltiplicando per  $\frac{k}{y}$ , e riducendo allo stesso denominatore il primo fattore del secondo membro, si trova  $\frac{f^2 k}{n^2 - 2f^2} =$

$$\frac{(n^2 - f^2)k \sqrt{fh + (n^2 - 2f^2)} (a \cos. \mu \sqrt{fh + na})}{(n^2 - 2f^2) \sqrt{fh}}$$

$$\times \left( \frac{k}{y} \right)^{2 - \frac{n^2}{f^2}}. \text{ Di quì si ricava } \left( \frac{y}{k} \right)^{2 - \frac{n^2}{f^2}} =$$

$$\frac{(n^2 - f^2)k \sqrt{fh + (n^2 - 2f^2)} (a \cos. \mu \sqrt{fh + na})}{k f^2 \sqrt{fh}},$$

$$\text{e per fine } y = k \times \left( \frac{k f^2 \sqrt{fh}}{(n^2 - f^2)k \sqrt{fh + (n^2 - 2f^2)} (a \cos. \mu \sqrt{fh + na})} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}$$

$$= r - c - \frac{na}{\sqrt{fh}}, \text{ cioè } r = c + \frac{na}{\sqrt{fh}} + k \times \left( \frac{k f^2 \sqrt{fh}}{(n^2 - f^2)k \sqrt{fh + (n^2 - 2f^2)} (a \cos. \mu \sqrt{fh + na})} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}},$$

e sostituendo per  $k$  il suo valore  $-c -$

$$\frac{na}{\sqrt{fh}} \text{ nasce } r = c + \frac{na}{\sqrt{fh}} - \left( c + \frac{na}{\sqrt{fh}} \right) \times \left( \frac{f^2 (na + c \sqrt{fh})}{(n^2 - f^2)(na + c \sqrt{fh}) - (n^2 - 2f^2)(a \cos. \mu \sqrt{fh + na})} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}.$$

Il che era ec.

S 2

Co-

## COROLLARIO I.

128. Se manca il tubo sicchè sia  $a = 0$ ,  
 nasce  $r = c - c \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}$ , e quin-  
 di  $c - r = c \left( \frac{f^2}{n^2 - f^2} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}$ , che è  
 l'espressione dell'altezza dell'acqua sopra il lu-  
 me del vaso allorchè ha conseguito la massima  
 celerità, come si è veduto anche al §. 98.

## PROBLEMA XV.

129. Stando sempre alle stesse ipotesi, si cerca  
 il tempo, in cui l'acqua acquisterà la massima velo-  
 cità, nel caso, che  $f$  sia picciolissimo al paragone di  $n$ .

## SOLUZIONE.

Poichè si ha prossimamente  $\frac{n^2 u^2}{f^2} = 2c -$   
 $2a \cos. \mu - 2r$ , ed è noto essere  $dt = \frac{dr}{u} =$   
 $\frac{n dr}{f \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu - 2r)}}$ , si trova l'integrale  
 $t = - \frac{n}{f} \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu - 2r)} + \text{Cost.}$   
 Ma debb' essere  $t = 0$  insieme con  $r = 0$ .  
 Dunque  $\text{Cost.} = \frac{n}{f} \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)}$ ; e in  
 con-

conseguenza  $t = \frac{n}{f} \left( \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)} - \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu - 2r)} \right)$ . In questo valore di  $t$  convien ora sostituire il valore di  $r$  di sopra ritrovato, ommesso però  $f^2$ , e  $2f^2$  in confronto di  $n^2$ , ed in tal supposto si trova

$$r = c + \frac{na}{\sqrt{fh}} - \left( c + \frac{na}{\sqrt{fh}} \right) \times \left( \frac{f^2 (na + c\sqrt{fh})}{n^2 (c\sqrt{fh} - a \cos. \mu \sqrt{fh})} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}.$$

Offervando pertanto, che il termine

$\left( \frac{f^2 (na + c\sqrt{fh})}{n^2 (c\sqrt{fh} - a \cos. \mu \sqrt{fh})} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}$  è una picciolissima quantità elevata ad un esponente pur picciolissimo, si dimostra con un ragionamento simile a quello del §. 107. (\*), che quel termine è  $= 1 +$   

S 3
log.

(\*) Sia  $\omega$  infinitesima, e parimente  $\lambda$  infinitesima: sarà  $\omega^\lambda = 1 - \gamma$ , essendo  $\gamma$  infinitesima d'un cert' ordine indeterminabile, giacchè  $\omega^\lambda$  non può essere  $= 1$ , altrimenti farebbe  $\omega = 1$ , nè può essere  $= 1 \pm a$  (essendo  $a$  finita), perchè allora farebbe  $\omega = (1 \pm a)^{\frac{1}{\lambda}}$ , che è assurdo quando  $a$  è positiva, e parimente falso quando  $a$  è negativa e  $< 1$ , sicchè  $1 - a$  fosse un rotto.

Dun-

$$\log. \left( \frac{f^2 (na + c \sqrt{fh})}{n^2 (c \sqrt{fh} - a \cos. \mu \sqrt{fh})} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}. \text{ Dunque } r = -$$

$$\left( c + \frac{na}{\sqrt{fh}} \right) \log. \left( \frac{f^2 (na + c \sqrt{fh})}{n^2 (c \sqrt{fh} - a \cos. \mu \sqrt{fh})} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}$$

$$= - \frac{f^2 (c \sqrt{fh} + na)}{n^2 \sqrt{fh}} \times \log.$$

Dunque  $\zeta$  è infinitesima. Dunque essendo  $\log. (1 - \zeta) = -\zeta$ , farà  $1 - \zeta = \log. (1 - \zeta) + 1 = 1 + \log. \omega^\lambda$ .

Che poi la quantità infinitesima  $\omega$  non possa essere uguale ad un rotto  $\frac{a}{a+b}$  innalzato ad un esponente infinito  $n$ , si dimostra così:  $\left( \frac{a}{a+b} \right)^n =$

$$\frac{a^n}{a^n + \frac{na^n b}{a} + \frac{n^2 a^{n-1} b^2}{2a^2} + \frac{n^3 a^{n-2} b^3}{2 \cdot 3 a^3} + \frac{n^4 a^{n-3} b^4}{2 \cdot 3 \cdot 4 a^4} + \text{ec.}}$$

$$= \frac{1}{1 + \frac{nb}{a} + \frac{n^2 b^2}{2a^2} + \frac{n^3 b^3}{2 \cdot 3 a^3} + \frac{n^4 b^4}{2 \cdot 3 \cdot 4 a^4} + \text{ec.}}$$

$\Rightarrow$  ad un infinitesimo di altissimo grado. Dunque non può essere  $\omega = \left( \frac{a}{a+b} \right)^n$ , altrimenti dividendo per  $\omega$  farebbe l'unità uguale all'infinitesimo di altissimo grado, quale resta tuttavia il quoziente del secondo membro diviso per  $\omega$ .

$$\log. \left( \frac{f^2 (na + c \sqrt{fh})}{n^2 (c \sqrt{fh} - a \cos. \mu \sqrt{fh})} \right). \text{ Ma si è trovato}$$

$$t = \frac{n}{f} \left( \sqrt{(2c - na \cos. \mu)} - \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu - 2r)} \right)$$

$$= \frac{n \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)}}{f} \left( 1 - \sqrt{1 - \frac{2r}{2c - 2a \cos. \mu}} \right)$$

$$= \frac{nr \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)}}{f (2c - 2a \cos. \mu)}, \text{ trascurando le potenze di}$$

$r$  come estremamente picciole; perciò sostituito il valore di  $r$  in questa espressione, trovasi  $t =$

$$\frac{f (c \sqrt{fh} + na)}{n \sqrt{fh} \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)}} \log. \frac{n^2 (c \sqrt{fh} - a \cos. \mu \sqrt{fh})}{f^2 (na + c \sqrt{fh})}.$$

Il che era ec.

#### COROLLARIO I.

130. Se manca il tubo conico, cioè  $a = 0$ , risulta  $t = \frac{f}{n} \sqrt{\frac{1}{2}c} \times \log. \frac{n^2}{f^2} = \frac{f \sqrt{2c}}{n} \log. \frac{n}{f}$ , come appunto nel §. 107, fatto quivi  $\varphi = 90^\circ$ .

#### COROLLARIO II.

131. Si rende più semplice l'espressione del tempo, se si ritengono i soli termini, che in essa sono moltiplicati per  $n$ , e si disprezzano gli altri; giacchè allora si ottiene  $t =$

$$\frac{a \sqrt{f}}{\sqrt{(2hc - 2ha \cos. \mu)}} \log. \frac{nc \sqrt{h} - na \cos. \mu \sqrt{h}}{af \sqrt{f}}$$

S 4 PRO.

## PROBLEMA XVI.

132. Stando tutto come sopra, ed essendo nota per un dato istante la velocità dell'acqua all'uscire dall'orifizio del tubo: cercasi di quanto sarà discesa nel vaso, quanta ne sarà sortita, e qual tempo sarà trascorso dal principio del moto fino a quel dato momento.

## S O L U Z I O N E.

$$\begin{aligned}
 1.^{\circ} \text{ Si è già trovato (§. 117) } u^2 &= \frac{f^2 v^2}{n^2} \\
 &= \frac{2f^2 k}{n^2 - 2f^2} \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{y}{k} \right) + \\
 &\quad \frac{2f^2 a \cos. \mu \sqrt{fh} + 2f^2 na}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}} \left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - 1 \right). \\
 \text{Posto pertanto } n^2 &= n^2 - f^2 = n^2 - 2f^2, \\
 \text{nascerà } v^2 &= -2y + 2k \left( \frac{k}{y} \right)^{-\frac{n^2}{f^2}} - \\
 2a \cos. \mu - \frac{2na}{\sqrt{fh}} + \left( 2a \cos. \mu + \frac{2na}{\sqrt{fh}} \right) \times \\
 \left( \frac{k}{y} \right)^{-\frac{n^2}{f^2}} &= (2a \cos. \mu - 2c) \left( \frac{k}{y} \right)^{-\frac{n^2}{f^2}} - \\
 2a \cos. \mu - \frac{2na}{\sqrt{fh}} - 2y &= (2a \cos. \mu - 2c) \times \\
 &\quad (k
 \end{aligned}$$

$$\left(\frac{k}{y}\right)^{-\frac{n^2}{f^2}} + 2c - 2a \cos. \mu - 2r =$$

$$(2a \cos. \mu - 2c) \left(\frac{k}{y}\right)^{-\frac{n^2}{f^2}} + 2c - 2a \cos. \mu,$$

trascurando  $2r$  come assai picciolo; giacchè due volte giugne l'acqua alla velocità  $v$ , una volta avanti la massima velocità, l'altra dopo, e qui si assume  $v$  avanti la massima, quando cioè è picciolissima la  $r$ . Laonde  $(2c - 2a \cos. \mu) \times$

$$\left(\frac{y}{k}\right)^{\frac{n^2}{f^2}} = 2c - 2a \cos. \mu - v^2; \text{ e quindi } y =$$

$$k \left( \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}, \text{ vale a dire } r = c -$$

$$\frac{na}{Vfh} = - \left( c + \frac{na}{Vfh} \right) \left( \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}$$

$$= - \left( c + \frac{na}{Vfh} \right) \left( 1 + \frac{f^2}{n^2} \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu} \right).$$

Dunque finalmente, poichè  $\frac{ef^2}{n^2}$  può averfi per

$$\text{nulla, risulta } r = - \frac{afVf}{nVh} \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu}$$

$$= \frac{afVf}{nVh} \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu}{2c - 2a \cos. \mu - v^2}. \text{ Ciò si ritrova}$$

pu-

pure facendo uso dell'equazione (§. 120)  $v^2 =$

$$\left( \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} + 2c - 2a \cos. \mu \right) \left( 1 - e^{-\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}} \right)$$

$= 2r$ ; nella quale ommesse come picciolissime le quantità  $2r, \frac{2af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}}$ , risulta  $v^2 = 2c - 2a \cos. \mu$

$$= (2c - 2a \cos. \mu) e^{-\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}}}, \text{ ovvero}$$

$$-\frac{rn\sqrt{h}}{af\sqrt{f}} = \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu}, \text{ ossia}$$

$$r = \frac{af\sqrt{f}}{n\sqrt{h}} \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu}{2c - 2a \cos. \mu - v^2}.$$

2.º Per ritrovare la quantità d'acqua, che in tanto sarà uscita dall'apertura del tubo, basta moltiplicare per  $n$  l'espressione ora ritrovata di  $r$ , ed haſſi  $\frac{af\sqrt{f}}{\sqrt{h}} \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu}{2c - 2a \cos. \mu - v^2}$ .

3.º Il tempo ſi determina ricorrendo alla ſua espressione  $t = \frac{nr}{f\sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)}}$  (§. 129),

perchè quantunque queſta rappreſenti il tempo, che corriſponde alla maſſima velocità, è però chiaro, che nell'ipoteſi di  $f$  piccioliſſimo in confronto di  $n$  ſi giugnerà alla medefima formola mediante l'integrazione di  $dt = \frac{dr}{u}$ . Sſtituito

pertanto il valore di  $r = -\frac{(na + c\sqrt{fh})f^2}{n^2\sqrt{fh} \log.}$

$$\log. \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu} \text{ nella suddetta espressione, si ha } t = - \frac{(na + c \sqrt{fh}) \sqrt{f}}{n \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu) \sqrt{h}}} \times$$

$$\log. \frac{2c - 2a \cos. \mu - v^2}{2c - 2a \cos. \mu} = \frac{(na + c \sqrt{fh}) \sqrt{f}}{n \sqrt{(2c - 2a \cos. \mu) \sqrt{h}}} \times$$

$$\log. \frac{2c - 2a \cos. \mu}{2c - 2a \cos. \mu - v^2}, \text{ ovvero prossimamente}$$

$$= \frac{a \sqrt{f}}{\sqrt{(2c - 2a \cos. \mu) \sqrt{h}}} \log. \frac{2c - 2a \cos. \mu}{2c - 2a \cos. \mu - v^2}.$$

Il che era ec.

133. Il Sig. DANIELO BERNOULLI è stato il primo a mettere alla prova dell'esperienza la delicata Teoria da noi qui esposta intorno alla legge, con cui si accelera il moto dell'acqua dal primo istante fino al momento della massima celerità. Gli altri Scrittori Idraulici si erano contentati di considerare il movimento dell'acqua nello stato di permanenza, a cui l'acqua non giugne se non dopo qualche tempo, sempre per altro assai breve. Gli sperimenti del Sig. BERNOULLI sono registrati nella Sez. IV. della sua *Idrodinamica*, e il metodo da lui adottato è il seguente: Sprizzava l'acqua in direzione orizzontale dall'apertura d'un tubo adattato ad un vaso; e nella Fig. 35 *MN* rappresenta tutta la vena d'acqua nel momento, che ha acquistato la sua maggiore velocità, e però *DN* esprime la massima ampiezza del getto.

Di-

Direttamente sotto l'apertura  $M$  del tubo si collocava un piattello per modo che la linea verticale  $MD$  passasse pel centro di quello. Essendo ora  $DR$  il semidiametro del piattello, tutta quell'acqua, che non era ancor giunta ad acquistare la velocità corrispondente all'ampiezza  $DR$ , dovea cadere nel piatto. Dall'ampiezza  $DR$  calcolava BERNOULLI la velocità dell'acqua pel momento che la vena giugneva fino ad  $R$ , e dall'ampiezza massima  $DN$  calcolava la velocità massima per una regola, che anche noi riferiremo a suo luogo. Perlocchè nella formola  $\frac{af\sqrt{f}}{\sqrt{h}} \log. \frac{2c-2a \cos. \mu}{2c-2a \cos. \mu-v^2}$ , che esprime la quantità d'acqua uscita nel tempo che la vena arriva fino in  $R$ , fatto  $\cos. \mu = 0$ , perchè il tubo è orizzontale,  $c =$  all'altezza dovuta alla massima velocità (giacchè quest'altezza non differisce, come si è veduto, che pochissimo da quella dell'acqua sopra il foro), ed  $a =$  all'altezza dovuta alla velocità  $v$ , ossia corrispondente all'ampiezza  $DR$ , e però posto  $v^2 = 2a$ , la formola si riduce in  $\frac{af\sqrt{f}}{\sqrt{h}} \log. \frac{c}{c-a}$ .

Nella prima esperienza il tubo era conico, divergente all'infuori, e la sua lunghezza  $a$  conteneva 125 di quelle parti, che si erano prese per misura comune, l'interna apertura  $h$  conteneva 133, e l'esterna  $f$  227 di tali particelle

le quadrate. L'altezza  $BF$  dell'acqua sopra l'asse del tubo era di 433 parti,  $DN = 287$ ,  $DR = 206$ ,  $DM = 146$ . Raccolta in un cannello cilindrico di diametro  $= 8\frac{1}{2}$  parti tutta l'acqua cascata nel piatto, si trovò, che arrivava nel cannello all'altezza di 210 parti, e che in conseguenza occupava uno spazio di  $11916\frac{1}{2}$  parti cubiche. Pertanto l'altezza dovuta alla velocità massima dell'acqua, che arriva in  $N$  è  $= \frac{DN^2}{4DM} = 141$ , e l'altezza dovuta alla velocità della vena che giugne soltanto in  $R$  è  $= \frac{DR^2}{4DM} = 73$ : laonde prendendo ora  $141 = c$ ,  $73 = a$ , farà  $\frac{c}{c-a} = \frac{141}{68}$ ;  $\log. \frac{c}{c-a} = 0,3167102 \times 2,302585 = 0,729252$ ;  $\sqrt{\frac{f}{h}} = 1,306$ ;  $af = 28375$ , Dunque  $\frac{af\sqrt{f}}{\sqrt{h}} \log. \frac{c}{c-a} = 28375 \times 1,306 \times 0,729252 = 26964$  parti cubiche, cioè più che due volte il risultato dell'esperienza. Un divario sì grande dell'esperienza dalla Teoria del Sig. BERNOULLI viene spiegato così: La formula per la quantità d'acqua  $= \frac{af\sqrt{f}}{\sqrt{h}} \log. \frac{c}{c-a}$ , non può aver luogo se non nell'ipotesi, che

che il movimento dell' acqua non soggiaccia ad alcun sensibile ritardo o impedimento, e solo in questo supposto può essere  $c = \frac{DN^2}{4DM}$ ,

ed  $\alpha = \frac{DR^2}{4DM}$ . Ma a motivo appunto degli ostacoli, che allentano irreparabilmente un tal moto, esser dee  $\frac{DN^2}{4DM} < c$ , e  $\frac{DR^2}{4DM}$

$< \alpha$ , come in fatti si trova. E' bensì vero, che quando solo sussistesse la proporzione  $c : \alpha ::$

$DN^2 : DR^2$ , e quindi  $\alpha = \frac{DR^2}{DN^2} \cdot c$ , si

avrebbe altresì  $\frac{c}{c-\alpha} = \frac{DN^2}{DN^2-DR^2}$ , e il cal-

colo si accorderebbe appuntino coll' esperienza.

Ma è d'uopo riflettere, che gl' impedimenti al moto crescono col crescere della velocità, e quando la vena o il getto arriva in  $R$  il ritardo non è ancora sì forte come si fa in appresso: e di qui

facilmente s' inferisce dover essere  $\alpha < \frac{DR^2}{DN^2} \cdot c$ ;

donde deriva  $\log. \frac{DN^2}{DN^2-DR^2} < \log. \frac{c}{c-\alpha}$ ,

e però la quantità d' acqua esser dee minore di quel che farebbe nell' ipotesi della proporzione

$c : \alpha :: DN^2 : DR^2$ . Si farebbe potuto ritenere  $c = 433$ , ed allora assumere  $\alpha =$

$\frac{DR^2}{DN^2} \cdot c = 223$ ; il che avrebbe dato il me-

desimo

desimo risultato. Ma per l'allegato ritardo dee  $\alpha$  pigliarsi più picciolo, e il calcolo si accorda coll'esperienza se si prende  $\alpha$  all'incirca  $\approx 120$  parti.

Quantunque io non ritrovi niente a ridire intorno a questo discorso di BERNOULLI, parmi per altro essere troppo forte la diminuzione del valore di  $\alpha$  per poterli a questa sola circostanza attribuire tutto il divario del calcolo dall'esperimento; e porto opinione, che il già altrove indicato acceleramento dell'acqua, che precede per l'impulso di quella che segue, abbia in tal effetto la sua parte non affatto insensibile. Il secondo esperimento di BERNOULLI viene all'appoggio di questo mio pensamento.

Qui il tubo non è più conico, ma cilindrico di 130 parti di lunghezza; l'altezza dell'acqua sopra l'asse del tubo è pure di 130 parti; l'altezza  $DM = 553$ ; l'ampiezza  $DN = 453$ ; e  $DR = 297$ . La quantità d'acqua è in tal caso  $= af \log. \frac{e}{e-\alpha}$ ; e si trova  $\frac{DN^2}{4DM} = 93$ ;  $\frac{DR^2}{4DM} = 40$ . Inoltre è  $f = 284$  particelle quadrate; onde  $af = 36920$ ;  $\frac{e}{e-\alpha} = \frac{93}{53}$ ;  $\log. \frac{93}{53} = 0,2442070 \times 2,302585 = 0,562298$ . Perciò la quantità d'acqua è  $= 36920 \times 0,562298 = 20760$  particelle cubiche. Ora l'esperienza ne diede

diede 15950, cioè circa  $\frac{4}{5}$  della quantità calcolata: differenza molto minore della precedente, dove la quantità d'acqua effettiva non giungeva alla metà della calcolata. Ma se la circostanza dal Sig. BERNOULLI indicata fosse la sola causa della discrepanza dovrebbe questa esser maggiore nel secondo esperimento che nel primo. Qui  $DR$  non arriva ad essere  $\frac{2}{3}$  di  $DN$ , e nella prima esperienza era  $DR$  pressochè  $\frac{2}{3}$  di  $DN$ . Qui adunque la differenza de' ritardamenti, cui l'acqua soggiace nel giungere in  $R$ , ed in  $N$ , maggiore esser dee che nella prima esperienza: e quindi maggiore di prima avrebbe dovuto essere la discrepanza tra i risultati del fatto e della teoria. Ma nella causa da me divisata della differenza fra la quantità d'acqua calcolata, ed osservata, tutto cammina d'accordo. Ivi l'altezza dell'acqua era 433, qui 130: ivi la massima velocità osservata era dovuta all'altezza di 141, qui di 93: ivi il tubo conico era un poco più corto che qui il cilindrico: tutte circostanze, che dovendo produrre un acceleramento più vigoroso nell'acqua davanti per l'urto della seguente dovevano lasciar cadere proporzionalmente meno d'acqua nel sottoposto piatto, che non in questo secondo esperimento.

SE-

### SEZIONE III.

*De' vasi, e tubi mantenuti costantemente pieni.*

#### PROBLEMA XVII.

134. *Rimanendo tutto come nel Probl. V., ma essendo sempre riparata l'acqua che esce dal vaso o tubo APFB (Fig. 29.), per modo che si Fig. 29. conservi costantemente pieno fino in AB: si vuol sapere la velocità dell'acqua dopo che tanta ne sarà sortita, quanta contenevasi dallo spazio AKVB.*

#### SOLUZIONE.

Rintracciata anche in questo caso, come si è fatto nel §. 88 un'equazione, la quale esprima la pressione, che soffre l'acqua in ciascuna sezione *NT* del tubo, ritrovasi come quivi

$$p = A - b + x + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2\gamma^2} - \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{\gamma} .$$

Suppongasi, che sulla superior superficie preme una forza equivalente al peso d'una colonna d'acqua avente per bafe la stessa *AB*, e l'altezza  $= P$ : e poichè il tubo rimane sempre pieno d'acqua fino ad *AB*, diventerà  $p = P$  allorchè sarà  $x = 0$ ,  $\gamma = AB = h$ , ed  $s = 0$ . Laonde la predetta equazione

T fi

si trasforma in  $P = A - b + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2h^2}$   
 $- \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{\tau}$ ; nella quale l' integrale  
 $\int \frac{ds}{\tau}$  viene ad essere una grandezza costan-  
 te, giacchè dopo l' integrazione dee farsi  $\tau =$   
 $h$ ,  $s = 0$ . Se ora si fa  $v =$  alla velocità dell'  
 acqua nell' atto di scagliarsi dal lume,  $\lambda =$   
 alla lunghezza del prisma d' acqua sortito, che  
 riempiva lo spazio  $AKVB$ , è manifesto  
 dover essere  $u^2 = \frac{f^2 v^2}{n^2}$ ,  $q dr = f d\lambda$ ; e  
 sostituiti questi valori nella precedente equazione  
 si ottiene  $P = A - b + \frac{1}{2} v^2 - \frac{f^2 v^2}{2h^2}$   
 $- \frac{f v dv}{d\lambda} \int \frac{ds}{\tau}$ . Posto  $\int \frac{ds}{\tau} = M$ , e moltiplicando  
 per  $2h^2 d\lambda$  si ha  $2Ph^2 d\lambda = 2h^2 A d\lambda -$   
 $2bh^2 d\lambda + (h^2 - f^2) v^2 d\lambda - 2fh^2 M v dv$ ;  
 e di qui  $d\lambda = \frac{2fh^2 M v dv}{2h^2(A - P - b) + (h^2 - f^2)v^2}$ .  
 Che se supponsi come d' ordinario niun' altra  
 forza premente in  $AB$  fuor di quella dell' at-  
 mosfera e la suprema superficie solamente di al-  
 cuni piedi più alta dell' orifizio, allora divenen-  
 do  $A = P$ , si ritrova  $d\lambda = - \frac{2fh^2 M v dv}{2h^2 b - (h^2 - f^2)v^2}$   
 $= - \frac{2f M v dv}{2b - \left(1 - \frac{f^2}{h^2}\right)v^2}$ . Dunque passando all'

integrazione nasce  $\lambda = \frac{fh^2M}{h^2-f^2} \log. (2h^2b - (h^2-f^2)v^2) + \text{Cost.}$  E siccome  $v$ ,  $\lambda$  svaniscono insieme, risulta  $\text{Cost.} = -\frac{fh^2M}{h^2-f^2} \times$

$\log. 2h^2b$ . Laonde  $\lambda = \frac{fh^2M}{h^2-f^2} \times$

$\log. \frac{2h^2b - (h^2-f^2)v^2}{2h^2b}$ , ovvero  $\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} =$

$\log. \frac{2h^2b - (h^2-f^2)v^2}{2h^2b}$ . Quindi preso e per numero, il di cui logaritmo iperbolico è  $\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}$

uguale all' unità, trovasi e  $\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} =$   
 $\frac{2h^2b - (h^2-f^2)v^2}{2h^2b}$ . Dunque per ultimo

$$v^2 = -\frac{2h^2be \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} + 2h^2b}{b^2-f^2} =$$

$\frac{2h^2b}{h^2-f^2} \left( -e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} + 1 \right)$ , che esprime la relazione fra la velocità dell' uscita, e la lunghezza del prisma d' acqua uscito dal foro, che riempiva la proposta capacità  $AKVB$ . Il che era ec.

135. Considerando la natura dell' integrale  $\int \frac{ds}{x} = M$ , è facile accorgersi, che ne' casi or-

T 2

dinarij

dinarj farà sempre questo una quantità negati-  
 $(h^2 - f^2)\lambda$

va, e per conseguenza il termine  $e^{-\frac{\lambda}{f h^2 M}}$   
 diverrà tanto più picciolo, quanto più grande  
 farà  $\lambda$ , per modo che qualora possa dispres-  
 zarfi  $f^2$  in confronto di  $h^2$ , nascerà  $v^2 =$

$\frac{2 h^2 b}{h^2 - f^2} \left( 1 - e^{-\frac{\lambda}{f M}} \right)$ ; donde, essendo gran-  
 dissimo l'esponente negativo  $\frac{\lambda}{f M}$ , vale a dire

picciolissimo il termine  $e^{-\frac{\lambda}{f M}}$ , si ricava  $v^2$   
 $= \frac{2 h^2 b}{h^2 - f^2}$  prossimamente; il che si accorda

col Problema IV. Ma qui è da notarsi una par-  
 ticularità di somma importanza nel presente ar-  
 gomento. La velocità  $v$  a parlare rigorosamen-  
 te non giugne mai ad uguagliare la quantità  
 $\sqrt{\frac{2 h^2 b}{h^2 - f^2}}$ , ma vi si va sempre più avvicinando  
 quanto più dura il movimento, o quanto mag-  
 giore è l'acqua erogata. Questo poi continuo  
 aumento di celerità nell'acqua, che scaturisce  
 dal foro, dee per necessità essere accompagna-  
 to da un aumento pure continuo di velocità  
 dell'acqua che scorre per la suprema superficie  
 $AB$ , essendo evidente, che col crescere di  $v$   
 dee

dee pur crescere  $\frac{fv}{h}$ . Per soddisfare adunque alle condizioni presupposte nel calcolo, sarà mestiere alla nuov' acqua introdotta nel tubo, in risarcimento di quella che sorte, dare un tal moto e direzione, che scorra per la suprema sezione  $AB$  a seconda della linea centrale colla velocità  $\frac{fv}{h}$ . Siccome però in pratica ciò non potrebbe così di leggieri effettuarsi, giacchè all' opposto l' acqua si fa accorrere lateralmente in  $AB$  senza avere velocità alcuna in direzione della linea centrale  $Ii$ , sarà espediente per applicare la formola ritrovata al caso pratico, fissare  $\frac{fv}{h}$ , ovvero  $\frac{f^2 v^2}{h^2} = 0$ , ed allora l' equazione differenziale 
$$d\lambda = \frac{2fMvdv}{2b - \left(1 - \frac{f^2}{h^2}\right)v^2}$$
 diventa 
$$d\lambda = - \frac{2fMvdv}{2b - v^2}$$
, ed integrando 
$$\lambda = fM \log. \frac{2b - v^2}{2b}$$
; donde si trae tosto

$$v^2 = 2b \left( 1 - e^{\frac{\lambda}{fM}} \right).$$

## COROLLARIO I.

136. Per applicare a' casi particolari la for-

T 3

mola

$$\text{mola generale } v^2 = \frac{zh^2b}{h^2-f^2} \left( 1 - e^{-\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}} \right)$$

bastà prendere a dovere l'integrale  $M$  e sostituire un tal valore nella formola. Così se il tubo è dappertutto di uguale ampiezza  $z=h$ , essendo generalmente  $M = \frac{s-\Delta}{h}$  (posto  $\Delta =$  a tutta la linea centrale), e pel Problema precedente fatto  $s=0$ , e però  $M = -\frac{\Delta}{h}$ ; se si sostituisce questo valore in quello di  $v^2$ , si trova

$$v^2 = \frac{zh^2b}{h^2-f^2} \left( 1 - e^{-\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh\Delta}} \right).$$

Per l'altro caso, in cui l'acqua, accorrendo lateralmente a riparare la perdita di quella che forte, non ha alcuna velocità nella superficie

$$\text{suprema, si trova } v^2 = 2b \left( 1 - e^{-\frac{\lambda h}{f\Delta}} \right).$$

## COROLLARIO II.

137. Se il vaso è un prisma retto verticale con un tubo conico lateralmente annesso verso il fondo, come nel Problema XII., allora in vece di  $b$  si scrive  $c - a \cos. \mu$ , ed in vece di  $M$  si ritrova (\*)  $\frac{s-c}{h} - \frac{a}{\sqrt{fl}}$ ,  
cioè

---

(\*) Ciò che nel Problema XIII. si è chiamato  $n$

cioè  $\frac{-c\sqrt{fl-ha}}{h\sqrt{fl}}$ , fatta come deesi  $s = 0$ .

Perlocchè nascerà  $v^2 = \frac{2h^2(c-a\cos.\mu)}{h^2-f^2} \times$   
 $\left(1 - e \frac{-(h^2-f^2)\lambda\sqrt{fl}}{(c\sqrt{fl}+ha)fh}\right)$ .

Pel caso dell'afflusso laterale dell'acqua, si trova  
 $v^2 = 2(c-2\cos.\mu)\left(1 - e \frac{-h\lambda\sqrt{fl}}{fha+fc\sqrt{fl}}\right)$ .

## PROBLEMA XVIII.

138. *Restando tutto come dianzi; ritrovare il tempo, in cui l'acqua uscente dal lume arriva a conseguire una data celerità.*

## SOLUZIONE.

Poichè si fa essere  $dt = \frac{d\lambda}{v}$ , e si è trovato  $d\lambda = -\frac{2fh^2Mvdv}{2h^2b-(h^2-f^2)v^2}$ , farà  $dt = -\frac{2fh^2Mdv}{2h^2b-(h^2-f^2)v^2} = \frac{-fhMd v}{\sqrt{2b[\sqrt{2h^2b+v}\sqrt{(h^2-f^2)}]}}$ . Dunque integrando farà  $t = \frac{fhM}{\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}} \log. \left(\frac{\sqrt{2h^2b} + \sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{T_4}\right)$

$n$  qui è  $h$ , e ciò che ivi si è detto  $h$  qui per distinguerglo si dirà  $h$ .

$$\begin{aligned}
 & -v\sqrt{(h^2-f^2)} - \frac{f h M}{2b\sqrt{(h^2-f^2)}} \log. \left( \sqrt{2h^2b} \right. \\
 & \left. + v\sqrt{(h^2-f^2)} \right) + \text{Cost.} = \frac{f h M}{\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}} \times \\
 & \log. \frac{\sqrt{2h^2b} - v\sqrt{(h^2-f^2)}}{\sqrt{2h^2b} + v\sqrt{(h^2-f^2)}}. \text{ Il che era ec.}
 \end{aligned}$$

## COROLLARIO I.

139. Nel caso dell'afflusso laterale, cioè della velocità nulla nella sezione superiore, si ha  $d\lambda = - \frac{2fMv dv}{2b - v^2}$ . Dunque

$$\begin{aligned}
 dt &= - \frac{2fM dv}{2b - v^2} = - \frac{fM dv}{(\sqrt{2b-v})\sqrt{2b}} = \\
 &= \frac{fM dv}{(\sqrt{2b+v})\sqrt{2b}}; \text{ ed integrando } t = \frac{fM}{\sqrt{2b}} \times \\
 & \log. \frac{\sqrt{2b-v}}{\sqrt{2b+v}}.
 \end{aligned}$$

## COROLLARIO II.

140. Se il vaso si suppone prismatico, così che  $M$  sia  $= - \frac{\Delta}{h}$ , nasce  $t =$   

$$- \frac{f\Delta}{\sqrt{(2bh^2-2bf^2)}} \log. \frac{\sqrt{2h^2b-v}\sqrt{(h^2-f^2)}}{\sqrt{2h^2b+v}\sqrt{(h^2-f^2)}} = \\
 = \frac{\Delta f}{\sqrt{(2h^2b-2f^2b)}} \log. \frac{\sqrt{2h^2b+v}\sqrt{(h^2-f^2)}}{\sqrt{2h^2b-v}\sqrt{(h^2-f^2)}}.$$

E per l'altro caso si trova  $t = \frac{f\Delta}{h\sqrt{2b}} \log. \frac{\sqrt{2b+v}}{\sqrt{2b-v}}$ .  
 Co-

## COROLLARIO III.

141. Dall'equazione del Corollario antecedente si trae  $\frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} =$

$\log. \frac{V_{2h^2b} + v \sqrt{(h^2 - f^2)}}{V_{2h^2b} - v \sqrt{(h^2 - f^2)}}$ , e quindi

$$e \frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} = \frac{V_{2h^2b} + v \sqrt{(h^2 - f^2)}}{V_{2h^2b} - v \sqrt{(h^2 - f^2)}},$$

e finalmente

$$v = \sqrt{\frac{2h^2b}{h^2 - f^2}} \left\{ \frac{e \frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} - 1}{\frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} + 1} \right\},$$

vale a dire

$$\frac{1}{2} v^2 = \frac{h^2b}{h^2 - f^2} \left\{ \frac{e \frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} - 1}{\frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} + 1} \right\}.$$

Posto pertanto  $\frac{1 \sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}}{f\Delta} = m$ , si

$$\text{ottiene } \frac{1}{2} v^2 = \frac{h^2b}{h^2 - f^2} \left( \frac{e^{mt} - 1}{e^{mt} + 1} \right)^2 =$$

$$= \left\{ \frac{1 - \frac{1}{e^{mt}}}{1 + \frac{1}{e^{mt}}} \right\}^2 \frac{h^2 b}{h^2 - f^2}.$$

Convien qui osservare, che quanto più cresce  $t$ , tanto più si sminuisce  $\frac{1}{e^{mt}}$ , e però tanto

maggiormente cresce  $1 - \frac{1}{e^{mt}}$ , e vice-

versa tanto più scema  $1 + \frac{1}{e^{mt}}$ . Il per-

chè la frazione  $\left( \frac{1 - e^{-mt}}{1 + e^{-mt}} \right)^2$  va sempre viep-

più crescendo a misura che diventa maggiore il tempo  $t$ , per modo che diventando  $t = \infty$ ,

nasce  $\left( \frac{1 - e^{-mt}}{1 + e^{-mt}} \right)^2 = 1$ . Di qui appari-

sce, che  $\frac{1}{2}v^2$  si va accostando sempre più al

valore di  $\frac{h^2 b}{h^2 - f^2}$  oltre ogni assegnabile diffe-

renza, e che non giugne a pienamente ugua-

gliarvisi se non dopo un tempo infinito, cioè

a dire non mai. È adunque  $\frac{h^2 b}{h^2 - f^2}$  limite di  $\frac{1}{2}v^2$ , ovvero il massimo valore, che questo può

può conseguire, ma che propriamente non consegue mai, perchè ne è sempre minore:

Per convertire poi  $t$  in minuti secondi nella formola del valore di  $\frac{1}{2}v^2$ , si fa questo discorso: Chiamato  $s$  lo spazio descritto da un grave cadente dalla quiete, nel tempo  $r$  si ha dalla Meccanica  $r = \sqrt{2s}$  posta la gravità acceleratrice  $= 1$ , come abbiamo sempre supposto. Si offervi pertanto, che l'esponente

$$\frac{t \sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta} \text{ del numero } e \text{ dovendo}$$

essere un numero astratto è forza, che  $t$  sia la radice quadrata d'una grandezza lineare, e però faremo  $t = \sqrt{\alpha}$ . Quindi avremo  $r$ ,  $t$  espressi in quantità omogenee  $\sqrt{2s}$ ,  $\sqrt{\alpha}$ , le quali saranno proporzionali al numero de' secondi di ambedue i tempi. Dunque  $\sqrt{2s} :$

$$\sqrt{\alpha} :: r'' : t'', \text{ vale a dire } \sqrt{\alpha} = \frac{r'' \sqrt{2s}}{t''}.$$

E poichè posto  $r'' = 1''$ , diviene  $s = 15,1$  pied.  $= g$ ; perciò nasce  $\sqrt{\alpha} = t'' \sqrt{2g}$ : e sostituito questo valore in luogo di  $t$ , ovvero di  $\sqrt{\alpha}$  nel valore  $\frac{1}{2}v^2$ , risulta questo  $=$

$$\frac{h^2b}{h^2 - f^2} \left\{ e^{\frac{2t'' \sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta} - 1} - e^{\frac{2t'' \sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta} + 1} \right\}^2. \text{ Se ora si esa-}$$

mina

mina il numero  $\frac{2\sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta}$  si scorge tosto, esser questo assai grande tutte le volte che  $f$  sia picciolo in confronto di  $h$ , e  $\Delta$  non molto grande in paragone di  $g$ , e di  $b$ . In questo caso sarà molto grande l'esponente di  $e$  quand' anche  $t$  sia per esempio  $\frac{1}{2}$ ,  $\frac{1}{3}$ ,  $\frac{1}{4}$  d'un secondo. Per la qual cosa riuscirà molto grande il

numero  $e^{\frac{2t\sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta}}$  anche pigliando picciolo il  $t$ . E perciò appunto il numero

$$\left\{ \frac{e^{\frac{2t\sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta}} - 1}{e^{\frac{2t\sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta}} + 1} \right\}^2 \text{ potrà riguardarsi}$$

senza error sensibile come  $= 1$ . Da ciò apparisce, che l'altezza dovuta alla velocità, con cui l'acqua sbocca dall'apertura del vaso, dentro un tempo brevissimo, dopo il principio del moto, si avvicina tanto al suo limite, che di pochissimo ne differisce: ond'è, che una tale velocità dopo un tempo pressochè impercettibile può giustamente riputarli uniforme.

#### COROLLARIO IV.

142. Supposto il tubo cilindrico verticale, sicchè  $M$  sia  $= -\frac{b}{h}$ , si trova

$t = \frac{fb}{\sqrt{(2h^2b - 2f^2b)}} \log. \frac{\sqrt{2h^2b + v} \sqrt{(h^2 - f^2)}}{\sqrt{2h^2b - v} \sqrt{(h^2 - f^2)}};$   
 e pel caso della velocità nulla nella superficie  
 suprema si ricava  $t = \frac{fb}{h\sqrt{2b}} \log. \frac{\sqrt{2b + v}}{\sqrt{2b - v}}.$

## COROLLARIO V.

143. Se il vaso è prismatico verticale con un tubo conico applicato verso il fondo sotto l'angolo  $\mu$  fatto colla verticale, allora essendo

$$M = \frac{-ha - c\sqrt{fl}}{h\sqrt{fl}}, \text{ e } b = c - a \cos. \mu$$

la formola  $t = \frac{fhM}{\sqrt{2} \sqrt{(h^2 - f^2)}} \times$

$\log. \frac{\sqrt{2h^2b - v} \sqrt{(h^2 - f^2)}}{\sqrt{2h^2b + v} \sqrt{(h^2 - f^2)}}$  si cangia in quest'

altra  $t = \frac{ha\sqrt{f + cf\sqrt{l}}}{\sqrt{(2c - 2a \cos \mu) \sqrt{(h^2 - f^2)} \sqrt{l}}} \times$

$\log. \frac{h\sqrt{(2c - 2a \cos \mu) + v} \sqrt{(h^2 - f^2)}}{h\sqrt{(2c - 2a \cos \mu) - v} \sqrt{(h^2 - f^2)}}.$  Per

l'altro caso della velocità nulla nella suprema

superficie la formola  $t = \frac{fM}{\sqrt{2b}} \log. \frac{\sqrt{2b - v}}{\sqrt{2b + v}}$

si trasforma in  $t = \frac{ha\sqrt{f + cf\sqrt{l}}}{h\sqrt{(2c - 2a \cos \mu) \sqrt{l}}} \times$

$\log. \frac{\sqrt{(2c - 2a \cos \mu) + v}}{\sqrt{(2c - 2a \cos \mu) - v}}.$

## ESEMPIO I.

144. Se il vaso è un prisma verticale,  
do.

dove in conseguenza  $\Delta = b$ , il quale sia tant'alto, quanta è la caduta d'un grave in un secondo, cioè  $b = g$ , ed abbia la base  $h = 9f$ , per modo che  $\frac{2\sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{f\Delta} =$

$2\sqrt{\frac{h^2 - f^2}{f^2}}$  diventi  $2\sqrt{80}$ , in quest'ipotesi preso  $t = \frac{1}{2}$ ", si trova  $2t''\sqrt{\frac{h^2 - f^2}{f^2}} = \sqrt{80}$

$= 8,9442$ . Quindi si ritrae  $\frac{1}{2}v^2 = \frac{81b}{80} \times$

$\left(\frac{e^{8,9442} - 1}{e^{8,9442} + 1}\right)^2$ . Ora

$\log. e = \log. 2,718 \dots \dots 0,434294$

$\log. e^{8,9442} = 8,9442 \log. e \dots \dots 3,8838$

$e^{8,9442} = \dots \dots \dots 7652$

Laonde  $\frac{1}{2}v^2 = \left(\frac{7651}{7653}\right)^2 \cdot \frac{81b}{80} = 0,998 \cdot \frac{81b}{80}$ ;

e di qui apparisce quanto si accosta  $\frac{1}{2}v^2$  al suo massimo valore  $\frac{81b}{80}$ , cioè al suo limite nel breve spazio di un mezzo secondo, anche nel supposto che l'apertura sia affai più grande che non si costuma nelle sperienze ordinarie.

Essendo inoltre  $0,998 \cdot \frac{81b}{80} = 1,01b$  si scorge, che l'altezza dovuta alla velocità dell'uscita dal foro arriva in un mezzo secondo ad ugua-

uguagliare l'altezza del vaso col divario d'un solo centesimo.

Se nel vaso prismatico verticale si piglia  $h = 100f$ ,  $b = 4$  pied.;  $t = 0,1''$ ; allora può dispregziarsi  $f^2$  in confronto di  $h^2$ , e però diventa  $\frac{2t'' \sqrt{(gh^2b - gf^2b)}}{fb} = 0,2.100 \sqrt{\frac{g}{b}} =$

$$10 \sqrt{g}. \text{ Dunque } \frac{1}{2}v^2 = b \left( \frac{e^{10 \sqrt{g}} - 1}{e^{10 \sqrt{g}} + 1} \right) = b$$

senza alcun errore sensibile, giacchè  $e^{10 \sqrt{g}}$  è visibilmente un numero eccessivamente grande.

## ESEMPIO II.

145. Supposto, che il vaso sia un cilindro retto verticale, nel quale sia l'altezza  $b = \Delta = 15,1$  pied.;  $\frac{f}{h} = \frac{1}{25}$ ; l'altezza dovuta alla ve-

locità  $v$  sia  $= \frac{99}{100}b$  talmente che  $v = \sqrt{\frac{2 \times 99}{100}b}$ .

Si otterrà pel tempo  $t$  in secondi (142) l'espressione  $\frac{t}{\sqrt{2g}} = \frac{t}{\sqrt{30,2}} = \frac{1}{2 \sqrt{(25^2 - 1)}} \times$

$$\log. \frac{1 + \sqrt{\left(\frac{25^2 - 1}{25^2}\right)} \sqrt{\frac{99}{100}}}{1 - \sqrt{\left(\frac{25^2 - 1}{25^2}\right)} \sqrt{\frac{99}{100}}} = \frac{1}{50} \log. 199$$

a un dipresso. Per l'altro caso si ha  $\frac{t}{\sqrt{\frac{30,2}{f_0}}} =$

$\frac{1}{50} \log. \frac{1+\sqrt{0,99}}{1-\sqrt{0,99}} = \frac{1}{50} \log. 199$ . Dal che si scorge, che in ambedue i casi il tempo è pochissimo differente. Ora è noto, che il logaritmo iperbolico di 199 è uguale al Briggiano moltiplicato per 2,302585, cioè  $\log. 199 = 2,2988531 \times 2,302585 = 5,2931$ . Dunque  $\frac{1}{50} \log. 199 = 0,10586''$ . Di qui apparisce, quanto rapidamente anche in questo caso cresce la velocità dell'acqua, giacchè in meno di  $\frac{1}{5}$  di secondo divien tale da esser dovuta a  $\frac{99}{100}$  dell'altezza sopra l'orifizio.

## ESEMPIO III.

146. Molto meno rapido è l'aumento di velocità ne' lunghi condotti d'acqua. Così in un condotto cilindrico di 1104 piedi di lunghezza, nel quale l'altezza della sezione suprema sopra l'orifizio sia come dianzi di 15,1 piedi, e il rapporto dell'area del lume alla sezione del cilindro sia  $\frac{1}{25}$ , l'acqua che sbocca dall'apertura non giugne a conseguire la velocità dovuta all'altezza  $\frac{99}{100}b$  se non se nel tempo di 7 in 8 secondi: imperciocchè essendo in questo caso  $\frac{f}{h} = \frac{1}{25}$ ;  $\Delta = 1104$  pied.;  $b = 15,1$  pied., risulta  $\frac{t}{V_{30,2}} = \frac{t}{V_a \sqrt{15,1}} = \frac{t}{1104}$

$$\frac{1104}{2 \times 25 \times 15,1} \log. 199 = \frac{73,1}{50} \log. 199 =$$

$$\frac{73,1 \times 9,2931}{50} = \frac{386,925}{50} = 7,7385''.$$

## PROBLEMA XIX.

147. Dall'apertura di un vaso mantenuto costantemente pieno sgorga un prisma d'acqua di data lunghezza: cercafi il tempo trascorso.

## SOLUZIONE.

Poichè si ha  $dt = \frac{d\lambda}{v}$ , e pel §. 136,

$$v = \frac{h\sqrt{2b}}{\sqrt{(h^2 - f^2)}} \left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)^{\frac{1}{2}}, \text{ si}$$

$$\text{ottiene } dt = \frac{d\lambda \sqrt{(h^2 - f^2)}}{h\sqrt{2b} \sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)}}.$$

Per integrare quest'equazione faccio

$$\sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)} = y, \text{ e prendendo i}$$

$$\text{differenziali ottengo } - \frac{\frac{(h^2 - f^2)}{fh^2M} e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}} d\lambda}{\sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)}} =$$

$$V \quad \quad \quad =$$

$$= dy, \text{ cioè } \frac{d\lambda}{V\left(1 - e \frac{(h^2 - f^2)}{fh^2 M}\right)} = -$$

$$\frac{2fh^2 M dy}{(h^2 - f^2)_e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2 M}} = \frac{-2fh^2 M dy}{(h^2 - f^2)(1 - y^2)},$$

$$\text{per essere } e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2 M} = 1 - y^2. \text{ Dunque } dt =$$

$$\frac{d\lambda V(h^2 - f^2)}{h V_{2b} V\left(1 - e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2 M}\right)} = \frac{-2fh M dy}{V_{2b} (h^2 - f^2)^{\frac{1}{2}} (1 - y^2)}$$

$$= - \frac{fh M}{V_{2b} V(h^2 - f^2)} \times \frac{dy}{1 - y} =$$

$$\frac{fh M}{V_{2b} V(h^2 - f^2)} \times \frac{dy}{1 + y}. \text{ Questa equazio-}$$

$$\text{ne integrata somministra } t = \frac{fh M}{V_{2b} V(h^2 - f^2)} \times$$

$$\log. \frac{1 - y}{1 + y} + \text{Cost.} = \frac{fh M}{V_{2b} V(h^2 - f^2)} \times$$

$$\log. \frac{1 - V\left(1 - e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2 M}\right)}{1 + V\left(1 - e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2 M}\right)} \text{ senza aggiunta}$$

della

della costante, perchè in questa equazione diventa  $t = 0$  quando  $\lambda = 0$ , siccome appunto esser dee. Il che era ec.

## COROLLARIO.

148. Nel caso ordinario della velocità nulla in superficie, cioè di  $\frac{fv}{h} = 0$ , basta anche sostituire nella precedente formola il valore di  $h = \infty$ , ed essa si cangia in

$$\frac{fM}{\sqrt{2b}} \log. \frac{1 - \sqrt{1 - e^{\frac{\lambda}{fM}}}}{1 + \sqrt{1 - e^{\frac{\lambda}{fM}}}} = t,$$

## PROBLEMA XX.

149. Ritrovare la quantità d'acqua, che da qualunque vaso in un dato tempo si scarica.

## SOLUZIONE.

Chiamata  $\lambda$  la lunghezza del corpo d'acqua erogato dall'orifizio del vaso nel dato tempo  $t$ , farà  $f\lambda$  il corpo stesso, o la quantità d'acqua che si cerca. E poichè si è trovato  $t =$

V 2

f

$$\frac{fhM}{\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}} \log. \frac{1 - \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}{1 + \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}},$$

si deduce  $\frac{e \sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM} =$

$$\log. \frac{1 - \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}{1 + \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}, \text{ e quindi}$$

$$e \frac{e \sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM} = \frac{1 - \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}{1 + \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}};$$

e però  $e \frac{e \sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM} \left( 1 + \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}} \right)$

$$= 1 - \sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}. \text{ Dunque}$$

$$\sqrt{1 - e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}} = \frac{1 - e \frac{e \sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}}{1 + e \frac{e \sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}};$$

$$\begin{aligned}
& \text{e quadrando } 1 - e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M} = \\
& \frac{\left(1 - e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right)^2}{\left(1 + e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right)^2}, \text{ vale a dire } e \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} = \\
& \frac{\left(1 + e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right)^2 - \left(1 - e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right)^2}{\left(1 + e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right)^2} \\
& = \frac{4e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}}{\left(1 + e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right)^2}. \text{ Laonde pas-} \\
& \text{sando dai numeri ai logaritmi si otterrà} \\
& \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} = \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM} + \log. 4 - \\
& 2 \log. \left(1 + e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right), \text{ e per ultimo } \lambda = \\
& \frac{2fh^2M}{h^2-f^2} \left( \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{2fhM} - \log. \left(1 + e \frac{t\sqrt{2b}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM}\right) \right) \\
& \qquad \qquad \qquad V_3 \qquad \qquad \qquad +
\end{aligned}$$

+ log. 2). Dunque il corpo d'acqua, che si cerca, cioè  $f\lambda = \frac{2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \left( \frac{\sqrt[3]{2b\sqrt{(h^2 - f^2)}}}{2fhM} \right) - \log. \left( 1 + \epsilon \frac{\sqrt[3]{2b\sqrt{(h^2 - f^2)}}}{fhM} \right) + \log. 2$ .  
Il che era ec.

## COROLLARIO I.

150. Pel caso della velocità evanescente nella superior superficie faccio, come sopra,  $h = \infty$ , ed ottengo  $f\lambda =$

$$2f^2 M \left( \frac{\sqrt[3]{2b}}{2fM} - \log. \left( 1 + \epsilon \frac{\sqrt[3]{2b}}{fM} \right) + \log. 2 \right).$$

## COROLLARIO II.

151. Poichè l'integrale  $M$  è d'ordinario una quantità negativa, si fa chiaro, che qualora sia  $\epsilon$  non affatto picciolo, diviene

$$\frac{\sqrt[3]{2b\sqrt{(h^2 - f^2)}}}{fhM} \text{ una grandezza picciolissima } \epsilon \text{ e da trascurarsi; e in conseguenza } f\lambda = \frac{2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \left( \frac{\sqrt[3]{2b\sqrt{(h^2 - f^2)}}}{2fhM} + \log. 2 \right) =$$

*fhM*

$\frac{fht\sqrt{2b}}{\sqrt{(h^2-f^2)}} + \frac{2f^2h^2M}{h^2-f^2} \log. 2$ ; e nel caso della velocità infinitesima in superficie nasce  $f\lambda = ft\sqrt{2b} + 2f^2M \log. 2$ .

## COROLLARIO III.

152. Se l'acqua fino dal principio del moto si scagliasse dal lume colla massima celerità  $v = h\sqrt{\frac{2b}{h^2-f^2}}$  uniformemente, allora essendo  $\lambda = tv = th\sqrt{\frac{2b}{h^2-f^2}}$ , nascerebbe  $f\lambda = \frac{fht\sqrt{2b}}{\sqrt{(h^2-f^2)}}$ , vale a dire si smaltirebbe in questa ipotesi tanto più d'acqua di prima quanto importa la quantità  $\frac{2f^2h^2M}{h^2-f^2} \log. 2$

## COROLLARIO IV.

153. Chiamata  $Q$  la quantità d'acqua erogata nel tempo  $t$ , e  $Q'$  l'erogata nel tempo comunque multiplo, o submultiplo  $mt$ , risulterà  $Q = \frac{fht\sqrt{2b}}{\sqrt{(h^2-f^2)}} + \frac{2f^2h^2M}{h^2-f^2} \log. 2$ , e  $Q' = \frac{mfht\sqrt{2b}}{\sqrt{(h^2-f^2)}} + \frac{2f^2h^2M}{h^2-f^2} \log. 2$ . Dunque

$V_4$ 
 $Q$

$$Q = mQ + (1 - m) \frac{2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \log. 2 ;$$

Nell' ordinaria ipotesi della velocità zero in superficie, pigliando come dianzi  $h = \infty$ , si ottiene  $Q = ft \sqrt{2b + 2f^2 M} \log. 2$ ; e  $Q' = mft \sqrt{2b + 2f^2 M} \log. 2$ .

154. Per applicare a tutti i casi pratici particolari le generali formole finora ritrovate, basterà determinare a dovere l'integrale  $M$  dipendente dalla forma del vaso o del tubo, e sostituire questo valore nelle formole, siccome abbiám fatto negli addotti esempj. Pe' vasi, che sono mantenuti costantemente pieni, un tal integrale è sempre una grandezza costante, laddove in quelli, che si vanno successivamente vuotando, è variabile così l'integrale, come l'altezza dell'acqua; il che rende molto più complicato e difficile il calcolo. Ma nell'uno e nell'altro caso tutto resta appoggiato all'equazione fondamentale  $p = A - b + x + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2r^2} - \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r}$ , la quale in tanto avrà luogo, in quanto sarà vero, che tutte le particelle di ciascuno strato d'acqua perpendicolare alla linea centrale si muovono con uguali celerità in direzioni parallele alla posizione della linea centrale. L'attrito però delle particelle contigue alla pareti del tubo non può non ritardare alcun poco il loro

mo-

movimento, e produrre in conseguenza un'alterazione e sbilancio, per cui non potrà mai rinvenirsi un rigoroso e perfetto accordo fra la teoria e l'esperienza.

Una circostanza poi essenziale, a cui dee porfi mente nell'uso delle predette formole, riguarda la quantità  $f$ ; la quale dee prenderfi non precisamente pel foro, ma piuttosto per la sezione della vena d'acqua contratta, di cui parleremo in appresso, talmente che volendosi pure che  $f$  significhi l'area del lume, si prenda in sua vece  $\frac{f}{V_2}$ ; giacchè nell'ipotesi di Newton l'area del lume sta alla sezione della vena contratta come  $\sqrt{2} : 1$ .



## SEZIONE IV.

*Del Moto dell'acqua ne' vasi e tubi assai larghi.*

Fig. 36. 155. **A**llorchè il tubo *AOLB* (Fig. 36) ha una larghezza notabile, e l'acqua in esso contenuta si getta per l'apertura *OL* per la sola sua gravità; la superficie superiore *AB* durante il moto dell'acqua si mantiene orizzontale tanto se la perdita dell'acqua viene con altr'acqua risarcita, quanto se il tubo si va successivamente vuotando. In tal caso tutte le particelle di un medesimo strato orizzontale discendono con uguale celerità; e di qui è chiaro, che le precedenti formole non potranno più aver luogo in questo caso se non quando la linea centrale sia verticale. Si può però senza difficoltà anche in questa nuova ipotesi degli strati sempre orizzontali ritrovare un'equazione fondamentale con un artificio molto analogo al già praticato al §. 88, avendo solo riguardo, che laddove nelle precedenti ipotesi tutti gli strati d'acqua avevano la medesima situazione relativamente alla linea centrale, e conseguentemente cambiavano insieme colla linea centrale la situazione verso la linea orizzontale e verticale; qui per l'opposto essendo tutti gli strati orizzontali conservano la stessa posizione verso la  
linea

linea orizzontale e verticale, e la cambiano solo per rispetto alla linea centrale. Che però è necessario d'introdurre nel calcolo l'angolo, che fa la linea centrale colla corrispondente sezione orizzontale, giacchè la velocità dell'acqua in ciascuna sezione orizzontale dipende da un tal angolo, siccome vedrassi nel seguente

## PROBLEMA XXI.

156. *Nel tubo AOLB arriva l'acqua da principio colla suprema superficie orizzontale in AB, ed esce per l'inferiore apertura OL. Nel tempo t si avvanza AB in CD, rimanendo sempre orizzontale durante il movimento: cercasi per l'istante presente la velocità, con cui l'acqua passa per una data sezione orizzontale FG del tubo.*

## SOLUZIONE.

Sia  $IEPQT$  la linea, che passa pe' centri di gravità di tutti gli strati orizzontali d'acqua cioè la così detta *linea centrale*, e faccianfi le sezioni orizzontali  $AB = h$ ,  $CD = q$ ,  $FG = n$ ,  $MN = z$ ,  $LO = f$ . Inoltre pe' centri  $I$ ,  $T$  delle sezioni suprema ed infima si guidino la verticale  $IK$ , e l'orizzontale  $KO$ , e si ponga  $IK = b$ . Prolungata la sezione indeterminata  $MN$  sicchè incontri in  $g$  la linea verticale  $IK$  sia  $Ig = x$ ,  $IEQ = s$ ,  $IE = r$ ,  $Il = w$ . Tirata da  $Q$  la tangente  $QR$  alla linea centrale si chiami  $\phi$  l'angolo  $NQR$ ; e parimente

mente condotte per  $P, E$  le tangenti  $PS, EH$  dicansi  $\mu$  l'angolo  $GPS$ ,  $\psi$  l'angolo  $DEH$ ; e finalmente guidate le tangenti  $IV, T\Pi$  alla linea stessa centrale ne' punti estremi  $I, T$  si faccia l'angolo  $BIV = \beta$ , e l'angolo  $OT\Pi = \alpha$ . Ora chiamisi  $u$  la velocità dell'acqua per la sezione data  $FG$  secondo la direzione della tangente  $PS$ ; e risulterà la velocità secondo la direzione verticale  $= u \text{ sen. } \mu$ . Perlocchè la velocità dell'acqua per la sezione indeterminata  $MN$  secondo la direzione verticale sarà  $= \frac{nu \text{ sen. } \mu}{1}$ , e secondo la direzione

della tangente  $QR$  sarà  $= \frac{nu \text{ sen. } \mu}{1 \text{ sen. } \varphi}$ . Fissato

questo si rifletta, che l'elemento d'acqua  $MmnN$  viene accelerato così dal proprio peso come dalla pressione prodotta dall'azion mutua delle particelle dell'acqua. Il suo peso è  $= 1dx$  (chiamata 1 la gravità terrestre acceleratrice); e se la pressione contro la superficie  $MN$  si fa uguale ad una colonna d'acqua avente  $MN$  per base, e  $p$  per altezza, una tal pressione si trova  $= p1$ ; e col ragionamento già usato al §. 83, 79 si scopre la forza acceleratrice di detto elemento secondo la direzione vertica-

le all'ingiù  $= \frac{1dx - 1dp}{1dx} = \frac{dx - dp}{dx}$ . Quindi risolvendo questa forza acceleratrice in due altre, una in direzione della tangente  $QR$ , l'altra

tra in direzione normale a  $QR$ , si trova la  
 prima  $= \frac{dx - dp}{dx} \text{ sen. } \varphi = \frac{dx - dp}{ds}$ . Sarà  
 dunque pel principio delle forze acceleratrici  
 $\frac{dx - dp}{ds} ds = \frac{nu \text{ sen. } \mu}{r \text{ sen. } \varphi} \cdot \times$

$$\frac{n r du \text{ sen. } \varphi \text{ sen. } \mu - n u d r \text{ sen. } \varphi \text{ sen. } \mu - n u r d \varphi \cos. \varphi \text{ sen. } \mu}{r^2 \text{ sen. } \varphi^2}$$

$$= \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{r^2 \text{ sen. } \varphi^2}$$

$$\frac{(n^2 u^2 d r \text{ sen. } \varphi \text{ sen. } \mu^2 + n^2 u^2 r d \varphi \cos. \varphi \text{ sen. } \mu^2)}{r^3 \text{ sen. } \varphi^3}$$

Ma perchè nell'istante che  $MN$  s'innoltra in  
 $mn$ ,  $CD$  si avvanza in  $cd$ , ed è perciò l'ele-  
 mento  $CcdD = MmnN$ , cioè  $qdr \text{ sen. } \psi =$   
 $r ds \text{ sen. } \varphi$ , ovvero  $r \text{ sen. } \varphi = \frac{qdr \text{ sen. } \psi}{ds}$ ;

$$\text{nascerà } dx - dp = \frac{n^2 u du ds \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi r \text{ sen. } \varphi}$$

$$\frac{(n^2 u^2 d r \text{ sen. } \varphi \text{ sen. } \mu^2 + n^2 u^2 r d \varphi \cos. \varphi \text{ sen. } \mu^2)}{r^3 \text{ sen. } \varphi^3}$$

$$\text{vale a dire } dp = dx + \frac{n^2 u^2 d r \text{ sen. } \varphi \text{ sen. } \mu^2 + n^2 u^2 r d \varphi \cos. \varphi \text{ sen. } \mu^2}{r^3 \text{ sen. } \varphi^3}$$

$$\frac{n^2 u du ds \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi r \text{ sen. } \varphi}$$

Si piglj l'integrale di questa  
 equazione considerando come variabili le  $r, x,$   
 $s, \varphi$ , e come costanti  $u, r, q$  ec., le quali  
 essendo date per quell'istante, in cui cercasi la  
 pres-

pressione  $p$ , non possono variare. Si otterrà

$$\text{dunque } p = x - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 \tau^2 \text{ sen. } \varphi^2} - \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \times$$

$$\int \frac{ds}{\tau \text{ sen. } \varphi} + \text{Cost. Preso pertanto l'integrale}$$

$$\int \frac{ds}{\tau \text{ sen. } \varphi} \text{ in modo, che svanisca quando } s =$$

$$\Delta = IQ\Gamma; \text{ siccome allora diventa } x = b; \tau$$

$$= f; \varphi = \alpha; p = A = \text{all' altezza d' una}$$

$$\text{colonna d' acqua, il di cui peso uguagli la}$$

$$\text{pressione dell' atmosfera; quindi si ricava Cost.}$$

$$= \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 f^2 \text{ sen. } \alpha^2} - b + A. \text{ Laonde } p = A$$

$$- b + x + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 f^2 \text{ sen. } \alpha^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 \tau^2 \text{ sen. } \varphi^2} -$$

$$\frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\tau \text{ sen. } \varphi}. \text{ Poichè inoltre si è}$$

supposto, che nel tempo  $t$  la suprema sezione  $AB$  siasi abbassata in  $CD$ , e  $CD$  non soffre altra pressione che quella dell' atmosfera equivalente al peso di una colonna d' acqua di altezza  $P$  (sebbene potrà  $P$  rappresentare anche qualunque altra forza esterna combinata con quella dell' atmosfera); diventerà perciò  $p = P$  allorchè sarà  $x = \omega$ ,  $s = r$ ,  $\tau = q$ ,  $\varphi = \psi$ . Perlocchè nascerà  $P = A - b + \omega +$

$$\frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 f^2 \text{ sen. } \alpha^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 q^2 \text{ sen. } \psi^2} - \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \times$$

$\int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi}$ : Quindi essendo  $\omega$ ,  $q$ ,  $\text{sen. } \psi$  funzioni di  $r$ , mediante l'integrazione di questa formola si troverà un'equazione, la quale esprimerà il rapporto fra  $u$ , ed  $r$ , come si ricercava. Il che era ec.

## COROLLARIO I.

157. Se l'orifizio  $LO$  è di alcuni piedi soltanto più basso della fezione  $CD$ , e non vi è altra forza esterna premente che quella dell'atmosfera, allora diventa  $P = A$ , e l'equazione si fa  $\omega = b + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 f^2 \text{ sen. } \alpha^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 q^2 \text{ sen. } \psi^2}$

$$- \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi} = 0.$$

## COROLLARIO II.

158. Chiamata  $v$  la velocità dell'acqua nell'uscita dal lume  $LO$  in direzione della tangente  $T\Pi$ , e  $\lambda$  la lunghezza del prisma d'acqua già sortito nel tempo  $t$ , risulta  $n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 = f^2 v^2 \text{ sen. } \alpha^2$ ; e  $f d\lambda \text{ sen. } \alpha = q dr \text{ sen. } \psi$ .

Altronde è noto, che  $\text{sen. } \varphi = \frac{dx}{ds}$ . Che però sostituirti questi valori nell'equazione precedente, essa si cangia in  $\omega = b + \frac{1}{2} v^2$

$$- \frac{f^2 v^2 \text{ sen. } \alpha^2}{2 q^2 \text{ sen. } \psi^2} - \frac{f dv \text{ sen. } \alpha}{d\lambda} \int \frac{ds^2}{z dx} = 0.$$

PRO.

## PROBLEMA XXII.

159. Supposto, che lo stesso tubo del Problema antecedente sia mantenuto costantemente pieno; si cerca la velocità dell'acqua, sortita che ne sarà una certa quantità.

## SOLUZIONE.

Suppongasi, che sia uscita dall'apertura  $LO$  tant'acqua, quanta cape nello spazio  $ACDB$ , e che in questo tempo la superficie  $AB$  sia discesa fino in  $CD$  senza che però sia rimasto vuoto lo spazio  $ACDB$ , che si vuole costantemente pieno mediante il continuo afflusso di nuova acqua, che corre a riempirlo. Quindi è palese, che l'equazione  $p = A - b$

$$+ x + \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2f^2 \text{sen. } \alpha^2} - \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2\chi^2 \text{sen. } \phi^2} - \frac{n^2 u du \text{sen. } \mu^2}{q dr \text{sen. } \psi} \int \frac{ds^2}{\chi dx} \text{ vale anche in quest' altro}$$

supposto, ponendo mente soltanto, che qui diviene  $p = P$  quando  $x = 0$ ,  $s = 0$ ,  $\chi = h$ ,  $\phi = \beta$ , le quali ugualtà somministrano l'equazione

$$P = A - b + \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2f^2 \text{sen. } \alpha^2} - \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2h^2 \text{sen. } \beta^2} - \frac{n^2 u du \text{sen. } \mu^2}{q dr \text{sen. } \psi} \int \frac{ds^2}{\chi dx}.$$

Di qui si otterrà mediante l'integrazione un'equazione fra  $u$  ed  $r$ . Il che era ec.

Co-

## COROLLARIO I.

160. Si vede, che  $\frac{nu \text{ sen. } \mu}{h \text{ sen. } \beta}$  è la velocità, con cui si abbasserebbe la suprema sezione  $AB$ , se cessasse istantaneamente l'afflusso dell'acqua, che accorre a riempire il vuoto. Perlocchè, se vuolsi conservare inalterata la precedente equazione, è d'uopo supporre, che l'acqua vi accorra costantemente con quella stessa velocità. Che se al contrario l'acqua vi si porterà lateralmente con moto dolcissimo non avendo nel primo istante velocità alcuna in direzione della linea centrale, convien assumere  $\frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2h^2 \text{ sen. } \beta^2} = 0$ ;

e l'equazione si cangia in  $P = A - b + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \alpha^2} - \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds^2}{\lambda dx}$ .

## COROLLARIO II,

161. Se si assume, come dianzi  $P = A$ ,  $gdr \text{ sen. } \psi = f d\lambda \text{ sen. } \alpha$ ,  $n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 = f^2 v^2 \text{ sen. } \alpha^2$ , l'equazione di questo Problema diventa  $b - \frac{1}{2} v^2$

$+ \frac{f^2 v^2 \text{ sen. } \alpha^2}{2h^2 \text{ sen. } \beta^2} + \frac{f v dv \text{ sen. } \alpha}{d\lambda} \int \frac{ds^2}{\lambda dx} = 0$ .

162. Qualora il vaso terminasse in un tubo orizzontale  $EPQX$  (Fig. 37.), sicchè non potesse più quivi aver luogo l'orizzontalità degli strati d'acqua, che si mantiene nel vaso; allora è mestiere dirigere il calcolo nel modo

X

se-

Fig. 37.

seguinte: Sia  $IHH'T$  la linea centrale, la di cui porzione  $I'H'O$  appartenente al tubo sia retta ed orizzontale. Questa toccherà in  $O$  l'altra porzione curva  $OHI$  della linea centrale. Per  $O$  si concepisca un piano orizzontale  $OSV$ , il quale chiuda inferiormente il vaso; e sia  $IHZ$  la linea centrale di quel corpo d'acqua, che scorrerebbe pel vaso  $ABOV$ , se nel fondo vi fosse l'apertura  $LS$ , e si trovasse chiuso  $XE$ . In questo caso suppongasi, che l'acqua uscendo si dirigesse per  $ZT$ ; e sia  $XE$  parallela a  $ZT$ . Se inoltre  $LS$  si fa  $\equiv XE$ , e l'infinitesima  $Ss \equiv Ec$ , e parallela a  $ZT$ , ovvero  $EX$ , risultano simili ed uguali gli elementi  $SLls$ ,  $XxeE$ . Mentre ora  $XE$  si avvanza in  $xe$ ,  $CD$  si abbassa in  $cd$ ; e questo stesso seguirebbe, se essendo chiuso  $XE$ , ed aperto  $SL$ , si avanzasse  $SL$  in  $sl$ . Chiamata pertanto  $u$  la velocità dell'acqua nella data sezione  $FG$  per quel momento che è sortita la quantità d'acqua  $ACDB$ , e ritenute anche le altre denominazioni del §. 56 si ha sì nell'uno, che nell'altro caso l'equa-

$$\text{zione differenziale } dp = dx - \frac{n^2 u du ds \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi r \text{ sen. } \varphi} + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 (d\tau \text{ sen. } \varphi + r d\varphi \cos. \varphi)}{r^3 \text{ sen. } \varphi^3} . \text{ Fat-}$$

ta, in ambi i casi,  $= v$  la velocità dell'acqua uscente per l'una o l'altra apertura, si ha  $n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 = f^2 v^2 \text{ sen. } \alpha^2$ ; e quindi

$$dp$$

$$dp = dx - \frac{n^2 v dv ds \operatorname{sen.} \alpha^2}{q dr \operatorname{sen.} \psi \operatorname{sen.} \varphi} + \frac{f^2 v^2 \operatorname{sen.} \alpha^2 (d\zeta \operatorname{sen.} \varphi + \zeta d\varphi \cos. \varphi)}{\zeta^3 \operatorname{sen.} \varphi^3}; \text{ ed in-}$$

$$\text{tegrando } p = x - \frac{f^2 v^2 \operatorname{sen.} \alpha^2}{2 \zeta^2 \operatorname{sen.} \varphi^2} - \frac{n^2 v dv \operatorname{sen.} \alpha^2}{q dr \operatorname{sen.} \psi} \int \frac{ds}{\zeta \operatorname{sen.} \varphi} + \text{Cost. La Cost. si}$$

determina con pigliare  $s = \Delta = IHZ$  nell' uno e nell' altro caso;  $x = b$ ;  $\zeta = f$ ;  $\varphi = \alpha$ ;  $p = A$ ; dal che si trae Cost.  $= A - b + \frac{1}{2} v^2$ ;

$$\text{e perciò } p = A + x - b + \frac{1}{2} v^2 - \frac{f^2 v^2 \operatorname{sen.} \alpha^2}{2 \zeta^2 \operatorname{sen.} \varphi^2} - \frac{n^2 v dv \operatorname{sen.} \alpha^2}{q dr \operatorname{sen.} \psi} \int \frac{ds}{\zeta \operatorname{sen.} \varphi}, \text{ prendendo l'integrale}$$

$\int \frac{ds}{\zeta \operatorname{sen.} \varphi}$  in maniera, che si annulli allorchè  $s = \Delta$ .

Tutto ciò ha luogo nel supposto che manchi il tubo  $XEPQ$ , e l'acqua sorta per l'apertura  $XE$ , o anche  $LS$ ; ma può agevolmente applicarsi al caso che l'acqua sortendo per l'apertura  $XE$  imbocchi nel tubo  $XEPQ$ , e vada a gettarsi dall'orifizio  $PQ$ . Allora le sezioni  $M'N'$  del tubo in vece di essere orizzontali, come nel vaso, sono parallele ad  $EX$ , ed  $s$  rappresenta quella porzione della linea centrale, che è compresa fra  $AB$  ed  $MN$ , o fra  $AB$  ed  $M'N'$ , e che comincia sempre da  $I$ ;

X 2

ed

ed è facile accorgersi, che applicato a questo caso lo stesso discorso di prima si ricade nella medesima equazione differenziale, non essendovi altro divario che nella determinazione della Cost.; vale a dire  $s$  deve prendersi  $= IZ + OH'$  quando  $z$  non rappresenta la sezione  $MN$  del vaso, ma bensì la  $M'N'$  del tubo; e l'integrale  $\int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi}$  dee prendersi in modo, che si annulli quando  $s = \Delta = IZ + OH' = c + a$ , facendo  $IZ = c$ ,  $OH' = a$ . E così  $p$  si porrà  $= P$  allorchè sarà  $s = r$  nel caso del vaso, che si va vuotando; e sarà  $p = P$  quando  $s = 0$  nel caso del vaso mantenuto costantemente pieno.



## SEZIONE V.

*Del moto dell' acqua ne' vasi e tubi di lunghezza indefinita, dai quali non sorte.*

## PROBLEMA XXIII.

163. *Restando tutto come sopra, si supponga solo il tubo AOLB (Fig. 36.) di indeterminata lunghezza, sicché l' acqua non sorta ancora per OL: si cerca la velocità dell' acqua prima che esca per OL, e dopo che la suprema superficie AB sarà discesa in CD.*

## SOLUZIONE.

Nel principio del moto sia la suprema superficie dell' acqua in  $AB$ , l' infima in  $ab$ , e nel tempo che  $AB$  si abbassa in  $CD$  si inoltri  $ab$  in  $fi$ , onde lo spazio  $ACDB$  debba essere  $= abif$ . Facciasi  $if = \omega$ ,  $qp = w$ ; e tirata la tangente  $pe$  della linea centrale in  $p$ , sia  $fpe = \gamma$ , e l' alciſſa  $Ik$  corrispondente alla sezione  $fi$  si ponga  $= \delta$ . Se ora nell' equazione fonda-

$$\text{mentale } p = x - \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2 \gamma^2 \text{sen. } \varphi^2} - \frac{n^2 u du \text{sen. } \mu^2}{4 dr \text{sen. } \psi} \times$$

$$\int \frac{ds}{\gamma \text{sen. } \varphi} + \text{Cost. si prende talmente l'integrale}$$

X 3
f

$\int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi}$ , che si annulli allorchè  $x = \delta$ ; diventa parimente  $z = \omega$ ,  $\varphi = \gamma$ ,  $p = A$ , cioè  $\equiv$  all' altezza d' una colonna d' acqua equivalente alla pressione dell' atmosfera contrò *fi*. Di qui si trae  $\text{Cost.} = A - \delta + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 \omega^2 \text{ sen. } \gamma^2}$ , e in conseguenza  $p = A - \delta + x + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 \omega^2 \text{ sen. } \gamma^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 z^2 \text{ sen. } \varphi^2} - \frac{n^2 u \, du \text{ sen. } \mu^2}{q \, dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi}$ .

Se ora si suppone

1.<sup>o</sup> Il vaso costantemente pieno; si ha  $p = P$ , quando  $x = 0$ ,  $z = h$ ,  $\varphi = \beta$ ; il che somministra l' equazione  $P = A - \delta + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 \omega^2 \text{ sen. } \gamma^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 h^2 \text{ sen. } \beta^2} - \frac{n^2 u \, du \text{ sen. } \mu^2}{q \, dr \text{ sen. } \psi} \times \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi} = A - \delta + n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 \left( \frac{1}{2 \omega^2 \text{ sen. } \gamma^2} - \frac{1}{2 h^2 \text{ sen. } \beta^2} \right) - \frac{n^2 u \, du \text{ sen. } \mu^2}{q \, dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi}$ . E perchè  $q \, dr \text{ sen. } \psi = \omega \, d\omega \text{ sen. } \gamma$ ;  $n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 = \omega^2 v^2 \text{ sen. } \gamma^2$ , denotando  $v$  la velocità dell' acqua nello strato infimo *fi*; perciò si ottiene  $P - A + \delta = \frac{1}{2} v^2 - \frac{\omega^2 v^2 \text{ sen. } \gamma^2}{2 h^2 \text{ sen. } \beta^2} - \frac{d.(\frac{1}{2} \omega^2 v^2 \text{ sen. } \gamma^2)}{\omega \, d\omega \text{ sen. } \gamma} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi}$ , ponendo qui mente, che nel prendere il differenziale

renziale  $d. \frac{1}{2} \omega^2 v^2 \text{ sen. } \gamma^2$  conviene riguardare come variabili  $\omega$ , e  $\gamma$  non meno di  $v$ , le quali dipendono egualmente dalla variabile  $w$ .

II.<sup>o</sup> Che se l'acqua che discende in  $CD$  non è supplita con altra acqua che accorra a riempire il vuoto, allora posta  $II = \delta$ , diviene  $p = P$  quando  $x = \delta$ ,  $z = q$ ,  $\phi = \psi$ ; e quindi si deduce l'equazione  $P - A + \delta = \delta$

$$= n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 \left( \frac{1}{2 \omega^2 \text{ sen. } \gamma^2} - \frac{1}{2 q^2 \text{ sen. } \psi^2} \right) \\ - \frac{n^2 u d u \text{ sen. } \mu^2}{q d r \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \phi} = \frac{1}{2} v^2 - \frac{\omega^2 v^2 \text{ sen. } \gamma^2}{2 q^2 \text{ sen. } \psi^2} \\ \frac{d. (\frac{1}{2} \omega^2 v^2 \text{ sen. } \gamma^2)}{\omega d w \text{ sen. } \gamma} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \phi}; \text{ avendo sempre}$$

riguardo di prendere l'integrale  $\int \frac{ds}{z \text{ sen. } \phi}$  in maniera, che svanisca quando  $s = IQqp$ . Il che era ec.

## COROLLARIO I.

164. Se tutti gli strati  $MN$  dell'acqua fossero perpendicolari alla linea centrale, cioè gli angoli  $\gamma, \psi, \phi$  di  $90^\circ$ , si avrebbe

I.<sup>o</sup> Nel caso del vaso sempre pieno,  $P - A$

$$+ \delta = \frac{1}{2} v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2 h^2} - \frac{\omega v d v + v^2 d w}{d w} \int \frac{ds}{z}.$$

E parimente si otterrebbe

II.<sup>o</sup> Nel secondo caso del vuotamento,  $P - A$

X 4

+

$$+ \theta - \delta = \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2q^2} - \frac{(\omega v dv + v^2 d\omega)}{d\omega} \int \frac{ds}{r}.$$

## COROLLARIO II.

165. Ogni qual volta quella parte del tubo, che da *ab* si estende fino ad *fi*, sarà cilindrica, e però  $d\omega = 0$ ; si avrà nel I.<sup>o</sup> caso,

$$P - A + \theta = \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} - \frac{\omega v dv}{d\omega} \int \frac{ds}{r}; \text{ e nel II.<sup>o</sup> caso, } P - A + \theta - \delta = \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2q^2} - \frac{\omega v dv}{d\omega} \int \frac{ds}{r}.$$

Qualora sopra *AB*, o *CD* non preme altra esterna forza eccetto quella dell'atmosfera, e sia inoltre la superior superficie solo di alcuni piedi più alta dell'inferiore, le precedenti equazioni si rendono più semplici a motivo di  $P - A = 0$ ; ciò che da noi si supporrà ne' seguenti Problemi.

## PROBLEMA XXIV.

Fig. 34. 166. Nel vaso prismatico retto EDIQ (Fig. 34.) unito al tubo retto cilindrico HISC l'acqua per l'apertura HI si porta dal vaso nel tubo. Si supponga, che l'acqua giugnese da principio in eq prima di muoversi, e che movendosi abbia corso il cammino  $rF = w$ . Si domanda quale sarà la velocità *v* dell' anterior superficie AB nell' ipotesi, che

che col supplemento di nuova acqua si mantenga la superior superficie sempre in EQ.

## SOLUZIONE.

Si ricorra all'equazione  $\theta = \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2}$   
 $- \frac{\omega v dv}{dw} \int \frac{ds}{r}$ , dove  $\theta$  rappresenta l'altezza QG  
della suprema superficie sopra il centro della  
AB,  $\omega$  la sezione costante del tubo HISC,  $h$   
la sezione costante del vaso; e facciasi l'angolo  
GNF =  $\eta$ , Nr =  $\epsilon$ , QN =  $c$ ; donde nasce  
 $\theta = QN - NG = c - (\epsilon + w) \cos. \eta$ . Per  
determinare l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$ , è mestiere ritro-  
varlo prima pel tubo HISC, supponendo  $s > c$ .  
Sarà dunque  $\int \frac{ds}{r} = \int \frac{ds}{\omega} = \frac{s}{\omega} + \text{Cost.}$ ;  
e poichè quest' integrale debb' essere = 0 quan-  
do  $s = c + \epsilon + w$ , si ha  $\text{Cost.} = \frac{-c - \epsilon - w}{\omega}$ ;  
e quindi  $\int \frac{ds}{\omega} = \frac{s - c - \epsilon - w}{\omega}$ . Laonde per  
ottenere quest' integrale per tutta la parte  
HIBA del tubo basta fare  $s = c$ ; il che dà  
 $\frac{-\epsilon - w}{\omega}$  pel valore del medesimo. Passando  
poi al vaso EDIQ, e supponendo  $s < c$  l'in-  
tegrale  $\int \frac{ds}{r}$  diventa =  $\frac{s}{h} + \text{Cost.}$  Si osservi  
qui

qui, che quando  $s = c$ , si è già trovato  
 $\int \frac{ds}{\tau} = \frac{-\varepsilon - w}{\omega}$ ; e perciò Cost. =  $\frac{-\varepsilon - w}{\omega}$   
 $-\frac{c}{h}$ . Perlocchè si trova  $\int \frac{ds}{\tau} = \frac{s - c}{h}$   
 $-\frac{\varepsilon - w}{\omega}$ , che posto  $s = 0$ , come si richiede,  
diventa  $-\frac{c}{h} - \frac{\varepsilon - w}{\omega}$ . Pertanto sostituiti que-  
sti valori nella precedente equazione si ottiene  
 $c - (\varepsilon + w) \cos. \eta = \frac{(h^2 - \omega^2) v^2}{2h^2} +$   
 $\left( \frac{c}{h} + \frac{\varepsilon + w}{\omega} \right) \frac{\omega v dv}{d\omega}$ , ovvero  $(h^2 - \omega^2) \times$   
 $v^2 d\omega + (2ch\omega + 2h^2\varepsilon + 2h^2w) v dv =$   
 $2 \left( c - (\varepsilon + w) \cos. \eta \right) h^2 d\omega =$   
 $\left( 1 - \frac{\omega^2}{h^2} \right) v^2 d\omega + 2 \left( \frac{c\omega}{h} + \varepsilon + w \right) v dv$   
 $= 2 \left( c - (\varepsilon + w) \cos. \eta \right) d\omega$ . Facciasi  
 $\frac{c\omega}{h} + \varepsilon + w = y$ ; e quindi  $\omega = y - \varepsilon - \frac{c\omega}{h}$ ,  
 $d\omega = dy$ . Da ciò si deduce  $\left( 1 - \frac{\omega^2}{h^2} \right) v^2 dy$   
 $+ 2yv dv = 2c dy - 2y dy \cos. \eta + \frac{2c\omega dy \cos. \eta}{h}$ .  
Moltiplico questa equazione per  $y - \frac{\omega^2}{h^2}$ , ed ho  
(1

$$\left(1 - \frac{\omega^2}{h^2}\right) v^2 y - \frac{\omega^2}{h^2} dy + 2y \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} v dv =$$

$$2cy - \frac{\omega^2}{h^2} dy - 2y \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} dy \cos. \eta +$$

$$\frac{2c\omega y}{h} \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} dy \cos. \eta, \text{ la quale integrata sommini-}$$

$$\text{stra } v^2 y \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} = \frac{(2ch + 2c\omega \cos. \eta) y \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}}}{h \left(1 - \frac{\omega^2}{h^2}\right)}$$

$$- \frac{2y \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} \cos. \eta}{2 - \frac{\omega^2}{h^2}} + \text{Cost. Siccome poi } v =$$

$$0, \text{ quando } \omega = 0, \text{ ovvero } y = \varepsilon + \frac{c\omega}{h} :$$

$$\text{si ricava Cost.} = \frac{2\left(\varepsilon + \frac{c\omega}{h}\right)^2 \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} \cos. \eta}{2 - \frac{\omega^2}{h^2}}$$

$$- \frac{\left(2ch + 2c\omega \cos. \eta\right) \left(\varepsilon + \frac{c\omega}{h}\right) \sqrt{1 - \frac{\omega^2}{h^2}}}{h \left(1 - \frac{\omega^2}{h^2}\right)} \quad \text{La}$$

$$\text{Laonde } v^2 = \frac{2ch + 2c\omega \cos. \eta}{h \left( 1 - \frac{\omega^2}{h^2} \right)} \times$$

$$\left\{ 1 - \left( \frac{\varepsilon + \frac{c\omega}{h}}{\varepsilon + \frac{c\omega}{h} + w} \right)^{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} \right\}$$

$$+ \frac{2 \left( \varepsilon + \frac{c\omega}{h} \right) \cos. \mu}{2 - \frac{\omega^2}{h^2}} \times$$

$$\left\{ \left( \frac{\varepsilon + \frac{c\omega}{h}}{\varepsilon + \frac{c\omega}{h} + w} \right)^{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} - \left( \frac{\varepsilon + \frac{c\omega}{h} + w}{\varepsilon + \frac{c\omega}{h}} \right) \right\}.$$

Il che era ec.

#### COROLLARIO.

167. Se il tubo è orizzontale, cioè  $\eta = 90^\circ$ , l'equazione si cangia in quest'altra molto

$$\text{più semplice } v^2 = \frac{2ch^2}{h^2 - \omega^2} \times$$

$$\left\{ 1 - \left( \frac{\varepsilon + \frac{c\omega}{h}}{\varepsilon + \frac{c\omega}{h} + w} \right)^{1 - \frac{\omega^2}{h^2}} \right\} = \frac{2ch^2}{h^2 - \omega^2}$$

$$\frac{2ch^2}{h^2 - \omega^2} \left( 1 - \left( \frac{\varepsilon h + c\omega}{\varepsilon h + c\omega + h\omega} \right)^{\frac{h^2 - \omega^2}{h^2}} \right).$$

## PROBLEMA XXV.

168. Restando tutto come nel Problema antecedente, si suppone solo, che non entri punto d'acqua in EQ, sicchè rimanga vuoto lo spazio EKVQ: si dimanda la velocità dell' inferior superficie AB dopo che da eq sarà pervenuta in AB.

## SOLUZIONE.

Nell' applicare l'equazione del §. 165  $\delta - \delta = \frac{1}{2} v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} - \frac{\omega v d\omega}{dw} \int \frac{ds}{\tau}$  anche a questo caso, dee porsi mente, che l'integrale  $\int \frac{ds}{\tau}$   $= \frac{s - c}{h} - \frac{\varepsilon - w}{\omega}$  diventa  $\frac{\delta - c}{h} - \frac{\varepsilon - w}{\omega}$  facendo  $s = \delta = MT$ , come si dee in questo caso. Inoltre si ha  $h\delta = \omega\omega$ , cioè  $\delta = \frac{\omega\omega}{h}$ ; e però  $\int \frac{ds}{\tau} = \frac{\omega\omega}{h^2} - \frac{c}{h} - \frac{\varepsilon - w}{\omega}$ . Parimente  $\delta - \delta = c - \frac{\omega\omega}{h} - (\varepsilon + w) \cos. \eta$ . Sostituiti adunque questi valori nella predetta equazione si trova  $c - \frac{\omega\omega}{h} - (\varepsilon + w) \cos. \eta$

=

$$\begin{aligned}
&= \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} + \frac{(\varepsilon + w)v d\varepsilon}{d\omega} + \\
&\frac{(ch\omega - \omega^2 w)v d\omega}{h^2 d\omega}, \text{ vale a dire } \left(1 - \frac{\omega^2}{h^2}\right)v^2 d\omega \\
&+ 2\left(\varepsilon + \frac{c\omega}{h} + \left(1 - \frac{\omega^2}{h^2}\right)w\right)v d\varepsilon \\
&= 2\left(c - \frac{\omega w}{h} - (\varepsilon + w)\cos.\eta\right)d\omega.
\end{aligned}$$

L' integrale di questa equazione è visibilmente

$$\begin{aligned}
&\left(1 - \frac{\omega^2}{h^2}\right)v^2 w + \left(\varepsilon + \frac{c\omega}{h}\right)v^2 = \\
&2\left(c - \varepsilon \cos.\eta\right)w - \left(\frac{\omega}{h} + \cos.\eta\right)\omega^2
\end{aligned}$$

+ Cost. E poichè si annullano insieme in questo caso  $w$ , e  $v$ , nasce Cost. = 0. Laonde

$$v^2 = \frac{1(ch^2 - \varepsilon h^2 \cos.\eta)w - (h\omega + h^2 \cos.\eta)\omega^2}{\varepsilon h^2 + ch\omega + (h^2 - \omega^2)w}.$$

Il che era ec.

#### COROLLARIO.

169. Supposto il tubo orizzontale nasce l'equa-

$$\text{zione semplicissima } v^2 = \frac{1ch^2w - h\omega w^2}{\varepsilon h^2 + ch\omega + (h^2 - \omega^2)w}.$$

#### PROBLEMA XXVI.

Fig. 38. 170. Il tubo retto cilindrico AEFB (Fig. 38) inclinato all'orizzonte sotto un angolo dato è unito al tubo FENM di qualunque forma, e questo si unisce pure all'altro tubo cilindrico retto MNQP

MNQP. L'acqua riempie da principio la porzione AEGIHFB di questo tubo composto; e supponendosi AB più alto di HI, mentre lo strato AB discende in CD, si alza HI in PQ, e scorre lo spazio  $IQ = w$  con avere in Q una velocità  $= v$ : si cerca un'equazione fra  $w$  e  $v$ .

## SOLUZIONE.

E' manifesto, che l'equazione  $\delta - \delta = \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} - \frac{\omega v dv}{dw} \int \frac{ds}{z}$  si applica anche a questo Problema. Guidata la retta verticale AS, e le orizzontali MS, PL, ET, CO, nasce  $AL = \delta$ ;  $AO = \delta$ ; la larghezza di AEFB, cioè  $CD = h$ ; la larghezza di MNQP, ovvero  $HI = \omega$ . Si faccia  $AE = a$ ;  $AC = r$ ;  $NI = \alpha$ ;  $TS = g$ ; l'angolo  $ACI = \eta$ ; l'angolo  $MPL = \mu$ ; e si avrà  $\delta = r \text{ sen. } \eta$ ;  $\delta = AT + TS - SL = a \text{ sen. } \eta + g - (\alpha + w) \text{ sen. } \mu$ . Dunque  $\delta - \delta = g + (a - r) \text{ sen. } \eta - (\alpha + w) \text{ sen. } \mu$ . Siccome inoltre si ha  $hr = \omega w$ , cioè  $w = \frac{hr}{\omega}$ ; si deduce  $\delta - \delta = g + (a - r) \times \text{sen. } \eta - \left(\alpha + \frac{hr}{\omega}\right) \text{sen. } \mu$ . Laonde  $g + (a - r) \text{ sen. } \eta - \left(\alpha + \frac{hr}{\omega}\right) \text{sen. } \mu = \frac{1}{2}v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} - \frac{\omega v dv}{dw} \int \frac{ds}{z}$ . Trattasi ora di

di determinare l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$ ; e questo pel tubo  $MNQP$  farà  $\frac{s}{w} + \text{Cost.}$  Se pertanto si piglia  $BFM = \Delta$ , si trova  $\text{Cost.} = -\frac{\Delta - \alpha - w}{w}$ , perchè dee sparire quell'integrale quando  $s = BFMP$ . Laonde  $\int \frac{ds}{r} = \frac{s - \Delta - \alpha - w}{w}$ ; e per tutta la porzione  $MNQP$  del tubo risulta  $\int \frac{ds}{r} = \frac{-\alpha - w}{w}$ . Passando ora a pigliare l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$  per la porzione  $EFDC$  dell'altro tubo cilindrico si trova  $\int \frac{ds}{r} = \frac{s}{h} + \text{Cost.}$  Per definire questa Cost. si osservi, che l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$  preso per una parte indefinita del tubo irregolare di mezzo  $EGNMF$  si rende completo, e corrispondente all'intero tubo  $EGNMF$  allorchè nella sua indeterminata espressione si sostituisce  $a$  in luogo di  $s$ , come è evidente dal riflettere, che nel determinare la costante di questo integrale si dee mettere  $s = BFM = \Delta$ . Chiamisi  $N$  questo integrale completo, (che farà d'ordinario negativo) per tutto il tubo di mezzo  $EGNMF$ : che però pel primo tubo

ci-

cilindrico  $A E F B$  l'espressione  $\int \frac{ds}{r} = \frac{s}{h}$   
 + Cost. farà tale, che  $\int \frac{ds}{r}$  diventerà  $N$   
 quando  $s = a$ . Sarà dunque Cost. =  $N - \frac{a}{h}$ ; e quindi  $\int \frac{ds}{r} = N + \frac{s-a}{h}$ . Laon-  
 de l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$  preso per tutto il tubo  
 composto risulta =  $N \frac{a-w}{w} + \frac{s-a}{h}$ .

Ma è chiaro per la natura dell'equazione fon-  
 damentale doverfi in questo caso mettere  $s = r$   
 nell'integrale indefinito ora ritrovato; perciò  
 nasce  $\int \frac{ds}{r} = N + \frac{r-a}{h} - \frac{a}{w} - \frac{hr}{w^2}$   
 (a). Da ciò si ricava l'equazione  $g +$   
 $\frac{Y}{(a -$

(a) Per vieppiù rischiarare l'indole di siffatti in-  
 tegrali in tutti i casi confimili, è necessario riflet-  
 tere, che dovendo l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$  svanire allor-  
 chè  $s = BFMP$ , che qui suppongo essere la linea  
 centrale; se si denota con  $s'$  la porzione indefinita  
 di  $AE$  computata di  $A$ , e con  $r'$  la sezione corri-  
 spondente; parimente con  $s''$  la porzione indetermi-  
 nata di  $FM$  computata da  $F$ , e con  $r''$  la sezione  
 ad essa relativa; finalmente con  $s'''$  la parte inde-  
 terminata di  $MP$  contando da  $M$ , e con  $r'''$  la sua  
 corrispondente sezione, il detto integrale  $\int \frac{ds}{r}$   
 verrà

$$\begin{aligned}
 (a-r) \operatorname{sen} . \eta - \left( \alpha + \frac{hr}{\omega} \right) \operatorname{sen} . \mu &= \frac{1}{2} v^2 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} \\
 - \frac{\omega^2 v dv}{h dr} \left( N + \frac{r-a}{h} - \frac{\alpha}{\omega} - \frac{hr}{\omega^2} \right) &= \frac{1}{2} v^2 \\
 - \frac{\omega^2 v^2}{2h^2} - \frac{N \omega^2 v dv}{h dr} + \frac{(a-r) \omega^2 v dv}{h^2 dr} + \frac{\alpha \omega v dv}{h dr} &+
 \end{aligned}$$

verrà a rappresentare la somma dei tre integrali  $\int \frac{ds'}{\zeta'} + \int \frac{ds''}{\zeta''} + \int \frac{ds'''}{\zeta'''}$  presi in tal modo, che nel primo si faccia  $s' = BF$ ,  $\zeta' = EF$ ; nel secondo  $s'' = FM$ ,  $\zeta'' = MN$ ; nel terzo  $s''' = MP$ ,  $\zeta''' = PQ$ , che è quanto dire doverli pigliare  $\int \frac{ds'}{\zeta'}$  per tutto il primo tubo  $BE$ , l'integrale  $\int \frac{ds''}{\zeta''}$  per tutto il secondo tubo  $EN$ , e l'integrale  $\int \frac{ds'''}{\zeta'''}$  per tutto  $MQ$ ; e ciò fatto dovrà  $\int \frac{ds}{\zeta}$  annullarsi, il che si otterrà mediante la determinazione della costante. Ora  $\int \frac{ds'}{\zeta'}$  preso per tutto  $BE$  è  $= \frac{a}{h}$ ;  $\int \frac{ds''}{\zeta''}$  preso per tutto  $EN$  chiamisi  $M$ , che farà una grandezza costante;  $\int \frac{ds'''}{\zeta'''}$  pigliato per tutto  $MQ$  è  $= \frac{\alpha + \omega}{\omega} = \frac{\alpha}{\omega} + \frac{hr}{\omega^2}$ . Dunque fatto  $\int \frac{ds}{\zeta} =$  alla funzione variabile  $X$ ,  
 fi

$+\frac{rv dv}{dr}$ ; e quindi  $(h^2 - \omega^2)v^2 dr + 2(h^2 - \omega^2)rv dv - 2Nh\omega^2 v dv + 2a\omega^2 v dv + 2h\alpha\omega v dv = 2gh^2 dr + 2ah^2 dr \text{sen. } \eta - 2h^2 r dr \text{sen. } \eta - 2h^2 \alpha dr \text{sen. } \eta - \frac{2h^3 r dr \text{sen. } \mu}{\omega}$ . Laonde integrando si avrà  $(h^2 - \omega^2)v^2 r - Nh\omega^2 v^2 + a\omega^2 v^2 + \frac{Y}{2} h$

si avrà  $\int \frac{ds}{r} = X + \text{Cost.}$  Il perchè, siccome  $\int \frac{ds}{r}$  debb' essere  $= 0$ , allorchè  $s = BFMP$ , cioè quando  $X = \frac{a}{h} + M + \frac{\alpha}{\omega} + \frac{hr}{\omega^2}$ , farà in conseguenza  $0 = \frac{a}{h} + M + \frac{\alpha}{\omega} + \frac{hr}{\omega^2} + \text{Cost.}$ , vale a dire  $\text{Cost.} = -\frac{a}{h} - M - \frac{\alpha}{\omega} - \frac{hr}{\omega^2}$ . Dunque  $\int \frac{ds}{r} = X - \frac{a}{h} - M - \frac{\alpha}{\omega} - \frac{hr}{\omega^2}$ . In quest' integrale indefinito convien ora assumere  $s = r$ , il che trasforma l'espressione indeterminata  $X$  in  $\frac{r}{h}$ , perchè in tal caso  $X$  rappresenta l' integrale  $\int \frac{ds}{r}$  preso per la porzione  $AD$  del primo tubo. Perlocchè nasce finalmente  $\int \frac{ds}{r} = \frac{r-a}{h} - \frac{\alpha}{\omega} - \frac{hr}{\omega^2} - M$ , dove è  $-M = N$  trovato dianzi.

$$h\alpha\omega v^2 = 2gh^2r + 2ah^2r \text{ sen. } \eta - h^2r^2 \text{ sen. } \eta \\ - 2h^2\alpha r \text{ sen. } \mu - \frac{h^3r^2 \text{ sen. } \mu}{\omega}; \text{ e per fine } v^2 = \\ \frac{h^2r \left( 2g + (2a - r) \text{ sen. } \eta - \left( 2a + \frac{hr}{\omega} \right) \text{ sen. } \mu \right)}{(h^2 - \omega^2)r + a\omega^2 + h\alpha\omega - Nh\omega^2}.$$

Il che era ec.

## COROLLARIO I.

171. Chiamata  $u$  la velocità dell' acqua nel primo tubo cilindrico  $AEFB$ , si fa essere

$$u^2 = \frac{\omega^2 v^2}{h^2} = \\ \frac{\omega^2 r \left( 2g + (2a - r) \text{ sen. } \eta - \left( 2a + \frac{hr}{\omega} \right) \text{ sen. } \mu \right)}{(h^2 - \omega^2)r + a\omega^2 + h\alpha\omega - Nh\omega^2} = \\ \frac{r \left( 2g + (2a - r) \text{ sen. } \eta - \left( 2a + \frac{hr}{\omega} \right) \text{ sen. } \mu \right)}{\left( \frac{h^2}{\omega^2} - 1 \right) r + a + \frac{h\alpha}{\omega} - hN} = \\ \frac{2 \left( g + a \text{ sen. } \eta - \alpha \text{ sen. } \mu \right) hr - \left( \text{sen. } \eta + \frac{h}{\omega} \text{ sen. } \mu \right) hr^2}{\left( \frac{h^2}{\omega^2} - 1 \right) hr + ha + \frac{h^2\alpha}{\omega} - h^2N}.$$

Perlocchè fatto  $(g + a \text{ sen. } \eta - \alpha \text{ sen. } \mu)h = E$ ;

$\left( \text{sen. } \eta + \frac{h}{\omega} \text{ sen. } \mu \right)h = F$ ;  $\frac{\alpha h^2}{\omega} + ha$

$$-h^2 N = A; \left( \frac{h^2}{\omega^2} - 1 \right) h = B, \text{ risul-} \\ \text{terà } u^2 = \frac{2Er - Fr^2}{A + Br}.$$

## COROLLARIO II.

172. Per ritrovare la strada che correranno le due superficie  $AB$ ,  $HI$  ne' rispettivi tubi, si fa  $u = 0$ ; il che dà  $r = \frac{1E}{F} = \frac{2(g + a \text{ sen. } \eta - \alpha \text{ sen. } \mu) \omega}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu}$ , e parimente  $w = \frac{hr}{\omega} = \frac{2(g + a \text{ sen. } \eta - \alpha \text{ sen. } \mu) h}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu}$ . . . Ciò dà a dividere, che i viaggi  $BD$ ,  $IQ$  fatti dall'acqua ne' due tubi  $AEFB$ ,  $MNQP$  non discendono punto dal tubo di mezzo  $ENMF$ , qualunque sia la sua forma e grandezza.

## COROLLARIO III.

173. Perchè  $u$  nel principio del moto è  $= 0$ ; è manifesto dover crescere  $u$  ad un valore massimo. Per ritrovarlo pongo  $u du = \frac{(Edr - Frdr)(A + Br) - Bdr(Er - \frac{1}{2}Fr^2)}{(A + Br)^2}$   
 $= 0 = AE + BEr - AFr - BFr^2 - BEr + \frac{1}{2}BFr^2 = 0$ , cioè  $r^2 + \frac{1A}{B}r - \frac{1AE}{BF}$   

$$Y_3 =$$

$$= 0. \text{ Dunque } r = -\frac{A}{B} \pm \sqrt{\left(\frac{A^2}{B^2} + \frac{2AF}{BF}\right)}$$

$$= \pm \sqrt{\frac{(A^2 F + 2 ABE) - A\sqrt{F}}{B\sqrt{F}}}. \text{ La}$$

ragione poi di questi due differenti valori di  $r$  si è, perchè la superficie  $AB$  si moverebbe all' indietro qualora  $HI$  fosse più alta di lei; e per conseguenza due sono i casi possibili del massimo valore di  $u$ .

## COROLLARIO IV.

174. Se i due tubi sono di ugual larghezza, ovvero  $h = \omega$ , allora diventando  $B = 0$ , resta indeterminato il valore di  $r$ . In tal caso è d' uopo ricorrere all' equazione  $\frac{1}{2} BFr^2 + AFr - AE = 0$ , la quale dà  $AFr - AE = 0$ , ovvero  $r = \frac{E}{F} =$

$$\frac{g + a \text{ sen. } \eta - \alpha \text{ sen. } \mu}{\text{sen. } \eta + \text{sen. } \mu}; \text{ e di qui nasce il}$$

## COROLLARIO V.

175. Nel caso de' due tubi cilindrici di ugual larghezza, la velocità dell' acqua diventa massima in entrambi quando si trova aver corso la metà del cammino che può trascorrere (Cor. II.).

## COROLLARIO VI.

176. Supposti i due tubi di ugual larghezza

ghezza la velocità dell'acqua diviene massima quando si trova alla medesima altezza in entrambi; imperciocchè  $r = \frac{g + a \text{ sen. } \eta - \alpha \text{ sen. } \mu}{\text{sen. } \eta + \text{sen. } \mu}$

dà  $g + (a - r) \text{ sen. } \eta = (r + \alpha) \text{ sen. } \mu = (\omega + \alpha) \text{ sen. } \mu$ , vale a dire l'altezza della superficie  $CD$  = all'altezza di  $PQ$  sopra la stessa orizzontale  $MS$ . Dunque allorchè  $PQ$  è salito alla massima altezza, ed  $AB$  discelo alla massima profondità, si trova  $PQ$  tanto elevato sopra  $AB$  quanto  $AB$  era da principio elevato sopra  $PQ$ .

## COROLLARIO VII.

177. Ogni qual volta i due tubi cilindrici sieno di differente larghezza, la massima velocità dell'acqua non si ha più alla metà del viaggio; ma si verifica però, che quando l'acqua si trova in entrambi a mezzo il cammino, si scuopre in ambedue ugualmente elevata sopra la stessa retta orizzontale. Imperciocchè l'elevazione dell'acqua sopra la retta  $SM$ , giunta che sia al mezzo di  $AC$ , è  $= (a - \frac{1}{2}r) \text{ sen. } \eta + g = (a - \frac{E}{F}) \text{ sen. } \eta + g = g + a \text{ sen. } \eta - \frac{(g \omega \text{ sen. } \eta + a \omega \text{ sen. } \eta^2 - \alpha \omega \text{ sen. } \mu \text{ sen. } \eta)}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu} =$

$$\frac{gh \text{ sen. } \mu + ah \text{ sen. } \mu \text{ sen. } \eta + \alpha \omega \text{ sen. } \mu \text{ sen. } \eta}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu}.$$

Parimente l'altezza dell'acqua sopra la stessa orizzontale  $SM$ , falita che sia al mezzo di  $IQ$ ,

$$è = (\alpha + \frac{1}{2} \omega) \text{ sen. } \mu = \left( \alpha + \frac{\frac{1}{2} h r}{\omega} \right) \text{ sen. } \mu$$

$$= \left( \alpha + \frac{hE}{\omega F} \right) \text{ sen. } \mu = \alpha \text{ sen. } \mu + \frac{gh \text{ sen. } \mu + ah \text{ sen. } \eta \text{ sen. } \mu - ah \text{ sen. } \mu^2}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu} =$$

$$\frac{\alpha \omega \text{ sen. } \eta \text{ sen. } \mu + gh \text{ sen. } \mu + ah \text{ sen. } \eta \text{ sen. } \mu}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu},$$

che è il valore dell'altezza precedente .

#### COROLLARIO VIII.

178. Quindi si scorge , che tolto ogni ostacolo , che suole ritardare a poco a poco il movimento dell'acqua , questa ne' tubi comunicanti proseguirà costantemente ad oscillare a foggia d'un pendolo . Ed è facile dimostrare , che arrivata  $PQ$  alla massima altezza nell'altro tubo , questo dee tornar indietro di tanto , di quanto si era avanzata dalla sua prima stazione . Imperciocchè supposto , che  $NQ = \alpha +$

$\frac{2hE}{(\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu)\omega}$  sia ora ciò che prima era

$\alpha$  , ed  $\alpha - \frac{2E}{\omega \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu}$  sia quello che

dianzi era  $\alpha$  ; e così pure permutato il significato delle lettere  $\eta, \mu, \omega, h, g$ , e zero ; e scrivendo

vendo  $E'$  in vece del precedente  $E$ , si troverà

$$E' = \omega a \operatorname{sen.} \mu + \frac{2hE \operatorname{sen.} \eta}{h \operatorname{sen.} \mu + \omega \operatorname{sen.} \eta} - ha \operatorname{sen.} \eta \\ + \frac{2\omega E \operatorname{sen.} \eta}{h \operatorname{sen.} \mu + \omega \operatorname{sen.} \eta}.$$

## PROBLEMA XXVII.

179. Supposti di larghezza uguale i detti due tubi cilindrici, ritrovare il tempo, in cui la superficie  $AB$  scorre un dato spazio.

## SOLUZIONE.

$$\text{Poichè } dt = \frac{dr}{u}, \text{ ed } u = \frac{\sqrt{(2Er - Fr^2)}}{\sqrt{(A + Br)}},$$

che in questo caso di  $h = \omega$ , cioè di  $B = 0$ , diventa  $= \frac{\sqrt{(2Er - Fr^2)}}{\sqrt{A}}$ ; si ha perciò  $dt =$

$$\frac{dr \sqrt{a}}{\sqrt{(2Er - Fr^2)}} = \frac{\sqrt{A}}{\sqrt{F}} \cdot \frac{Fdr : E}{\sqrt{\left(\frac{2Fr}{E} - \frac{F^2 r^2}{E^2}\right)}}.$$

L'integrazione di questa equazione dà  $t = \frac{\sqrt{A}}{\sqrt{F}} \cdot \operatorname{Arc.} \operatorname{sen.} \operatorname{ver.} \frac{rF}{E}$  senza alcuna costante, perchè svaniscono insieme  $r$ , e  $t$ . Il che era ec.

## COROLLARIO I.

180. Per ritrovare il tempo d' un' intera oscil-

oscillazione basta nella formola  $t = \frac{\sqrt{A}}{\sqrt{F}} \cdot \text{Arc}$

sen. ver.  $\frac{Fr}{E}$  sostituire  $\frac{2E}{F}$  in luogo di  $r$ , e nasce

$$t = \frac{\sqrt{A}}{\sqrt{F}} \cdot \text{Arc. sen. ver. } 2 = \frac{\pi \sqrt{A}}{\sqrt{F}}, \text{ supponen-}$$

do  $\pi$  la semicirconferenza del cerchio descritto col raggio  $= 1$ . Laonde  $t =$

$$\frac{\pi \sqrt{(ah + ah - h^2 N)}}{\sqrt{(h \text{ sen. } \eta + h \text{ sen. } \mu)}}.$$

## COROLLARIO II.

181. Non entrando  $\frac{E}{h}$ , cioè l'altezza iniziale della superficie  $AB$  sopra  $HI$ , nell'espressione del tempo dell'oscillazione, è manifesto dover esso *caeteris paribus* rimanere lo stesso comunque sia più o meno elevata da principio la  $AB$  sopra  $HI$ .

## PROBLEMA XXVIII.

182. Ritrovare la lunghezza d'un pendolo semplice, le di cui minime oscillazioni sieno isocrone con quelle dell'acqua ne' predetti tubi comunicanti.

## SOLUZIONE.

È noto dalla Meccanica, che il tempo dell'

dell'oscillazione d'un pendolo semplice, che ha la lunghezza  $l$ , è  $= \pi \sqrt{l}$ . Ma si è trovato pel tempo dell'oscillazione dell'acqua  $t = \frac{\pi \sqrt{A}}{\sqrt{F}}$ . Dunque si avrà  $l = \frac{A}{F} = \frac{\alpha h + ah - h^2 N}{h \text{ sen. } \eta + h \text{ ten. } \mu}$ . Il che era ec.

## COROLLARIO .

183. Da ciò si scorge, che il tempo dell'oscillazione dell'acqua e la lunghezza del pendolo isocrono dipendono dalla forma del tubo di comunicazione  $FEGNM$ , per modo che in parità di tutto il restante tanto più tardo faranno le oscillazioni, quanto maggiore sarà  $N$ , ossia  $\int \frac{ds}{r}$ . Che però supposto cilindrico anche un tal tubo, e di larghezza parimente uguale agli altri due, trovasi  $N = -\frac{\lambda}{h}$ , qualora  $\lambda$  esprima la sua lunghezza. Laonde risulta in tal caso la lunghezza del pendolo  $= \frac{\alpha + a + \lambda}{\text{sen. } \eta + \text{sen. } \mu}$ ; e siccome  $\alpha + a + \lambda$  è tutta la lunghezza della parte riempita d'acqua, se si fa  $\alpha + a + \lambda = L$ , si ha la lunghezza del pendolo isocrono  $= \frac{L}{\text{sen. } \eta + \text{sen. } \mu}$ . Quindi supposte verticali le due gambe del tubo comunicante, la lunghezza del pendolo è la metà di quella dell'acqua.

PRO-

## PROBLEMA XXIX.

184. *Supposte d'inequal larghezza le due gambe cilindriche del sifone composto, ma picciolissime le oscillazioni dell'acqua; ritrovare il tempo di una oscillazione.*

## SOLUZIONE.

Si è trovato in generale  $u^2 = \frac{{}_2Er - Fr^2}{A + Br}$

Ma  $A + Br = \frac{\alpha h^2}{\omega} + ha - h^2N + \left(\frac{h^2}{\omega^2} - 1\right)hr$ ; cioè per ipotesi essendo  $\alpha$ ,  $a$ ,  $r$  picciolissime,  $A + Br = -h^2N$ .

Dunque  $u^2 = \frac{{}_2Er - Fr^2}{-h^2N}$ . Perciò  $dt = \frac{dr}{u} = \frac{h dr \sqrt{-N}}{\sqrt{({}_2Er - Fr^2)}}$ . Questa equazione integrata come sopra somministra  $t = \frac{\pi h \sqrt{-N}}{\sqrt{F}}$  pel tempo dell'intera oscillazione. Il che era ec.

## COROLLARIO.

185. La lunghezza del pendolo isocrono in questo caso sarà  $-\frac{h^2N}{F}$ , cioè  $-\frac{\omega h N}{\omega \text{ sen. } \pi + h \text{ sen. } \mu}$ .

186. Prima di terminar questo capo è necess-

cessario indicare una difficoltà, che s'incontra nell'applicazione dell'equazione generale allorchè le sezioni dell'acqua sono orizzontali, e il tubo ha la forma rappresentata nella Fig. 36, <sup>Fig. 36</sup> difficoltà non dissimulata dal Sig. D'ALEMBERT nel suo *Trattato de' Fluidi* al §. 127. Tutte le sezioni orizzontali dell'acqua contenute nel braccio  $A\beta\omega B$  del tubo discendono per supposto con moto parallelo, e con moto parallelo ascendono tutte le sezioni orizzontali dell'altro braccio  $E\omega\lambda O$ . Ma come si moverà l'acqua contenuta sotto il piano orizzontale  $\beta\omega\lambda$ ? Il Sig. D'ALEMBERT è d'avviso poterfi concepire, che la sezione  $\beta\omega$  con una specie di moto rotatorio intorno al punto  $\omega$  pervenga nella situazione  $\omega\lambda$ . Posto, che la cosa fosse effettivamente così, questa sorta di moto non sarebbe compresa nelle nostre equazioni. La situazione delle sezioni  $MN$  per questa parte inferiore del tubo sarebbe allora variabile così per riguardo alla linea centrale, come per riguardo all'orizzonte; e quand'anche si volesse introdurre nel calcolo quest'ultima situazione variabile, sarebbe sempre ignota la legge d'un tal cambiamento.

Se poi questa parte inferiore del canale sotto il piano orizzontale  $\beta\omega\lambda$  fosse poco considerabile in paragone del resto, potrà lasciarsi da parte, o senza tenerne conto pigliare l'integrale  $\int \frac{ds}{r \sin. \varphi}$  da  $AB$  fino a  $\beta\omega$ , e poscia  
da

da  $\omega\lambda$  fino ad  $fi$ . Che se le due gambe del sifone comunicassero insieme per mezzo d'un tubo orizzontale di considerabil lunghezza, bisognerebbe allora cercare l'integrale  $\int \frac{ds}{r \text{ sen. } \varphi}$  anche per questo tubo, ed aggiugnerlo alle altre due parti di detto integrale, riguardando le sezioni del tubo di comunicazione (sia orizzontale, sia obliquo) come perpendicolari alla linea centrale, colla qual ipotesi si può venire a capo di pressochè tutti i casi della pratica.



## S E Z I O N E VI.

*Del moto dell'acqua prodotto dalla pressione  
dell'aria.*

187. **S**e un tubo ricurvo  $ACB$  (Fig. 39) si fa Fig. 39.  
passare attraverso le pareti di un vaso  $DEF$  sic-  
chè un braccio del tubo resti dentro il vaso,  
e l'altro braccio penda all'infuori, versando in  
tale stato dell'acqua nel vaso  $DEF$ , entra que-  
sta per  $A$  nel braccio  $AC$ , e giugne alla mede-  
sima altezza con quella del vaso. Pel punto più  
elevato del tubo condotto il piano orizzontale  
 $HL$  e la sezione  $CI$ , l'acqua non uscirà punto  
dal vaso fintanto che la suprema sua superficie  
farà più bassa di  $HL$ . Ma se questa si solleva  
sopra  $HL$ , cioè fino a  $DF$ , scorre tantosto  
l'acqua per la sezione  $CI$ , e discende pel brac-  
cio  $CB$ ; e ciò sempre succede comunque esser  
possa più lungo o più corto, più largo o più  
stretto il braccio  $CB$  dell'altro  $CA$ . Si immagi-  
ni inoltre un altro vaso  $MON$ , ed attraverso  
alle pareti di questo si faccia parimente passare  
il secondo braccio  $CB$  del tubo. Si infonda in  
ambidue i vasi tant'acqua, che arrivi nell'uno  
e nell'altro alla medesima altezza sopra i due  
orifizj  $A$ ,  $B$ , sicchè riesca  $AG = BK$ , se  
l'acqua giugne nei vasi a  $DF$ , ed  $MN$ . Se  
per-

pertanto il tubo  $ACB$  fosse pieno d'acqua, e l'orifizio  $B$  chiuso con un coperchio, soffrirebbe questo una doppia pressione. L'acqua  $MON$  lo premerebbe all'insù; l'acqua  $DEF$  all'ingiù. Prodotta la superficie orizzontale  $DF$  in  $mn$  incontrata in  $Q$  dalla  $BK$ ; e chiamata  $bb$  la superficie del coperchio in  $B$ , soffre questo dall'acqua contenuta in  $DEF$  una pressione all'ingiù  $= gbb$ .  $BQ$  (esprimendo  $g$  la specifica gravità dell'acqua); e dall'acqua contenuta in  $MON$  prova una spinta all'insù  $= gbb$ .  $BK$ . Quindi qualora  $A$ , e  $B$  stiano nello stesso piano orizzontale, e sia perciò  $AG = BQ = BK$ ; le due pressioni risultano uguali, e quand'anche nessun coperchio si trovasse in  $B$ , tutto resterebbe in equilibrio. Ma se  $B$  sta più basso di  $A$ , cioè al di sotto del piano orizzontale che passa per  $A$ ; allora le particelle dell'acqua che si trovano nella sezione  $B$  dell'orifizio, e che presentemente ponno sostituirsi al coperchio, sono premute più fortemente all'ingiù che all'insù, e la pressione risultante le spinge al basso con una forza  $= gbb(BQ - BK)$ . Che però tirato per  $A$  il piano orizzontale, che incontra in  $R$  la  $BQ$ , diventa  $QR = AG = BK$ ; e in conseguenza  $BQ - BK = BQ - QR = BR$ ; e quindi la spinta al basso  $= gbb$ .  $BR$ . Dunque l'acqua passerà dal vaso  $DEF$  pel tubo  $ACB$  nell'altro vaso  $MON$  fino a tanto che non diventa  $BK = BQ$ ,

*BQ*, vale a dire fino a che le superficie dell'acqua in ambedue i vasi non si trovano nello stesso piano orizzontale. Il tubo *ACB* si concepisca ora pieno d'acqua, e all'aria aperta nella situazione di prima: ciò vale ugualmente che immaginare le due braccia *AC*, *BC* immerse nei vasi *DEF*, *MON*, e questi pieni d'acqua all'altezza di 32 piedi sopra *A*, e *B*. Perlocchè se *B* è più basso di *A*, sortirà l'acqua per l'apertura *B*: e se il braccio più corto *AC* del tubo è immerso in un vaso d'acqua *DEF*, e il più lungo pende al di fuori all'aria libera, entrerà continuamente per *A* nuova acqua nel tubo, e sortirà per *B* fin tanto che *A* resta sott'acqua. Imperciocchè preme sopra *DF* l'atmosfera quanto premerebbe una colonna d'acqua elevata 32 piedi sopra *DF*. Con ugual forza preme l'atmosfera anche contro *B* verso all'insù; giacchè il divario, che può esservi fra l'una e l'altra pressione per l'altezza *BQ* della colonna d'aria, è troppo picciola cosa per farne caso. E' adunque la pressione in *B* verso all'insù  $= gbb \times 32.$  pied. e verso all'ingiù  $= gbb( 32. \text{ pied.} + BQ )$ ; e perciò la spinta risultante verso il basso è  $= gbb. BQ$ .

Si è dato il nome di *Sifoni* a siffatti tubi ricurvi.

Da quanto si è detto si scopre, che si può col mezzo del sifone, una volta che sia riempito, far salir l'acqua oltre il proprio  
 Z li.

Fig. 40. livello; purchè l'altezza  $GL$  (Fig. 40). sopra il livello dell'acqua non ecceda 32. pied.. Così pure potrà uotarsi col mezzo del sifone il vaso  $DEF$  fino in  $A$ , purchè l'altezza  $AL$  non superi i 32. pied.. Dovrà però sempre  $B$  essere più basso di  $A$  se il vaso ha da uotarsi fino in  $A$ ; poichè essendo più alto il vuotamento non arriverà che al livello di  $B$ , e il sifone non seguirà a versare se non fino a tanto che l'orifizio  $B$  farà più basso della superficie dell'acqua nel vaso. Trovandosi  $B$  nello stesso piano orizzontale con  $A$ , seguita il flusso per tutto il tempo che  $A$  sta sott'acqua; ma più lento via via rendesi il moto quanto più si abbassa  $DF$  verso  $A$ , e cessa totalmente quando  $DF$  passa per  $A$ ; giacchè nulla è allora la pressione, che spinge l'acqua dentro l'apertura  $A$ , la qual pressione non sarebbe però ancor nulla se  $B$  fosse più basso di  $A$ . E qui appunto conviene distinguere due casi differenti. Quando  $A$ , e  $B$  stano nel medesimo piano orizzontale  $AH$ , e la superficie  $DF$  dell'acqua è discesa in  $AH$ , cessa il flusso del sifone, ma senza che il sifone si uoti; il quale restando anzi pieno d'acqua ricomincia subito a versare se si getta nuova acqua nel vaso. Ma se all'opposto  $B$  si trova al di sotto di  $A$ ; discesa che sia  $DF$  in  $AH$ , entra coll'ultim'acqua anche l'aria nel sifone il quale si vuota; e infondendo nuov'acqua nel vaso, non ricomincia per questo il sifone

fone a gettare prima di riempirsi d'acqua di bel nuovo: ed in questo caso, trattandosi di piccioli sifoni, si riempiono d'acqua succhiandoli. L'uso è come segue: si immerge nel vaso d'acqua *DEF* un braccio del sifone, nel quale entra l'acqua fino all'altezza di quella del vaso. Quindi si succhia in *B* colla bocca l'aria dal rimanente del sifone; ed allora la pressione dell'atmosfera sopra la superficie dell'acqua *DF* spinge questa più in alto dentro il sifone, la quale sorte per *B* fintanto che *B* resta più basso di *DF*. Per l'uso, a cui comunemente si fa servire il sifone, è bene di dare maggior lunghezza al braccio esterno *BC* che all'immerso *AC*, onde *B* venga a riuscire più basso di *A*; e l'acqua in conseguenza scorra più rapidamente che non farebbe se *A* e *B* fossero alti egualmente. Può per altro essere alcuna volta utile e comodo anche il sifone equilatero, il quale avendo il vantaggio di non vuotarsi quando cessa di buttare, ci libera dall'incomodo di succhiarlo e riempirlo per ottenere il flusso allorchè si versa nuov'acqua nel vaso *DEF*.

Di qui apparisce l'inganno di coloro, che credono dover esser più corto il braccio immerso del sifone, che il braccio esteriore per ottenere l'efflusso dell'acqua; quando a tal effetto basta soltanto, che l'orifizio del braccio esterno sia più basso della superficie dell'acqua nel vaso.

## PROBLEMA XXX.

fig. 40. 188. *Data la forma del vaso NEC (Fig. 40), e del sifone ACB, unitamente all' altezza primitiva AL dell' acqua sopra l' apertura A del sifone, e alla profondità BH dell' apertura B sotto A: si dimanda la velocità dell' acqua nell' uscire da B dopo che si è abbassata nel vaso per una data altezza LG.*

## S O L U Z I O N E .

Considerando la parte *NIKC* del vaso come un tubo unito al sifone in *A*, si vede tosto, che l' equazione del Problema V. §. 90. vale anche per questo caso. Ripigliata una tal equazione, la qual è  $\frac{Mf^2v dv}{n^2} + \frac{(b - \omega)qdr}{n^2} + \frac{f^2v^2dr}{2qn^2} - \frac{v^2qdr}{2n^2} = 0 =$   
 $Mf^2v dv + (b - \omega)qdr + \frac{f^2v^2dr}{2q} - \frac{1}{2}v^2qdr$   
 $= 0$ , è manifesto, che presentemente è  $b = B$ ;  $\omega = LG$ ;  $q = DF$ ;  $r =$  alla porzione della linea centrale che dalla sezione suprema *LC* del vaso giugne alla superficie dell' acqua *DF*. L' integrale  $M = \int \frac{ds}{r}$  dee prenderfi in modo che svanisca quando  $s = a + \lambda$ , nominando  $a$  la porzione della linea centrale che dalla superficie *LC* del vaso arriva fino alla sezione-

zio-

zione che passa per  $A$ , e  $\lambda$  la linea centrale  $ACB$  di tutto il sifone; ed indi nell'integrale così ritrovato convien sostituire  $\lambda + a - r$  in luogo di  $s$ , a norma di ciò che nel Problema V. viene prescritto. Laonde l'equazione differenziale  $Mf^2v dv + (b - \omega)qdr + \frac{f^2v^2dr}{2q} - \frac{1}{2}v^2qdr = 0$ , dove  $q$ , ed  $\omega$  per la natura della linea centrale debbono essere funzioni di  $r$ , mercè l'integrazione farà conoscere la relazione fra  $v$ , ed  $r$ . Il che era ec.

## COROLLARIO I.

189. Supposte molto grandi le sezioni del vaso fra  $DF$ , e  $KI$  in paragone dell'orifizio  $B$ , la detta equazione diventa presso a poco  $(b - \omega)qdr - \frac{1}{2}v^2qdr = 0$ , vale a dire  $v^2 = 2(b - \omega)$ ; che è quanto dire che l'acqua si getta dall'apertura  $B$  del sifone con una velocità dovuta all'altezza  $BQ$  dell'acqua nel vaso sopra la stessa apertura.

## COROLLARIO II.

190. Se il vaso  $NEC$  è cilindrico o prismatico, sicchè ciascuna sezione  $DF$  sia  $= q = n$ , e l'equazione diventi  $Mf^2v dv + (b - \omega)ndr + \frac{f^2v^2dr}{2n} - \frac{1}{2}v^2ndr = 0$ ; allora supposto il sifone di figura conica; e l'apertura  $B = f$ , l'apertura  $A = h$ , si trova, come nel  
Z<sub>3</sub> Pro-

Problema XII. §. 117, l'integrale  $M = \int \frac{ds}{r}$   
 $= \frac{s-a}{n} - \frac{\lambda}{\sqrt{fh}}$ , giacchè ivi  $c$  corrisponde  
 qui ad  $a$ , ed ivi  $a$  corrisponde qui a  $\lambda$ . Fac-  
 ciasi ora, come conviene  $s=r=\omega$ ; onde  
 $M$  diventi  $\frac{r-a}{n} - \frac{\lambda}{\sqrt{fh}}$ : e quindi si avrà  
 l'equazione  $(\frac{r-a}{n} - \frac{\lambda}{\sqrt{fh}})f^2v dv +$   
 $(b-r)ndr + \frac{f^2v^2dr}{2n} - \frac{1}{2}nv^2dr = 0$ .  
 Posta inoltre la velocità dell'acqua nel vaso  
 $= u = \frac{fv}{n}$ ; e perciò  $v^2 = \frac{n^2u^2}{f^2}$ , la detta  
 equazione si cangia in  $(\frac{r-a}{n} - \frac{\lambda}{\sqrt{fh}})n^2udu$   
 $+ (b-r)ndr + \frac{1}{2}nu^2dr - \frac{n^3u^2dr}{2f^2} = 0$ ,  
 cioè in  $(r-a - \frac{n\lambda}{\sqrt{fh}})udu + (b-r)dr$   
 $+ \frac{1}{2}u^2dr - \frac{n^2u^2dr}{2f^2} = 0$ , ovvero in  
 $2(r-a - \frac{n\lambda}{\sqrt{fh}})udu + 2(b-r)dr +$   
 $(1 - \frac{n^2}{f^2})u^2dr = 0$ . Perlocchè, assunto  $y =$   
 $r-a - \frac{n\lambda}{\sqrt{fh}}$ ;  $dy = dr$ ;  $r = y + a +$   
 $\frac{n\lambda}{\sqrt{fh}}$

$\frac{n\lambda}{\sqrt{fh}}$ , l'equazione si converte in  $2yudu +$   
 $(1 - \frac{n^2}{f^2}) u^2 dy = 2(\frac{n\lambda}{\sqrt{fh}} + a - b + y) dy,$

e questa moltiplicata per  $y^{-\frac{n^2}{f^2}}$ , indi integra-

ta dà  $u^2 y^{1 - \frac{n^2}{f^2}} = \frac{2n\lambda f^2 y^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{(f^2 - n^2)\sqrt{fh}} +$   
 $\frac{2(a - b)f^2 y^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} + \frac{2f^2 y^{2 - \frac{n^2}{f^2}}}{2f^2 - n^2} +$

Cost. E perchè  $u = 0$  quando  $r = 0$ , cioè  
 quando  $y = -a - \frac{n\lambda}{\sqrt{fh}} = k$ , si ottiene

Cost.  $= \frac{2n\lambda f^2 k^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{(n^2 - f^2)\sqrt{fh}} + \frac{2f^2(a - b)k^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{n^2 - f^2}$   
 $+ \frac{2f^2 k^{2 - \frac{n^2}{f^2}}}{n^2 - 2f^2}.$  Danque  $u^2 = \frac{2n\lambda f^2}{(n^2 - f^2)\sqrt{fh}} \times$

$(\frac{k}{y})^{1 - \frac{n^2}{f^2}} + \frac{2f^2(a - b)}{n^2 - f^2} (\frac{k}{y})^{1 - \frac{n^2}{f^2}} +$   
 $Z_4 \quad 2$

$$\frac{2f^2k}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{2n\lambda f^2}{(n^2 - f^2)\sqrt{fh}} -$$

$$\frac{2f^2(a-b)}{n^2 - f^2} - \frac{2f^2y}{n^2 - 2f^2} = \frac{2n\lambda f^2 + 2f^2(a-b)\sqrt{fh}}{(n^2 - f^2)\sqrt{fh}} \times$$

$$\left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - 1 \right) + \frac{2f^2k}{n^2 - 2f^2} \times$$

$$\left( \left( \frac{k}{y} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{y}{k} \right).$$

Da questa equazione si deduce\* pel caso presente tutto ciò che se ne è ricavato nel citato Problema V. fino alla fine della Sezione II.

#### PROBLEMA XXXI.

191. Ritrovare la velocità dell'acqua uscente dall'apertura B del sifone, quando il vaso si mantiene costantemente pieno.

#### SOLUZIONE.

Si ricorra all'equazione  $-b + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2h^2} - \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r} = 0$  del Problema XVII. §. 134, la quale applicata al caso nostro ci manifesta doverfi prendere  $b = B$ ;  $q = DF$ ;  $r = LG$ , che è la porzione della linea centrale relativa alla quantità d'acqua ver.

versata e riparata;  $n$  == ad una data sezione del vaso;  $u$  == alla velocità dell'acqua in questa sezione;  $h$  == alla sezione suprema dell'acqua del vaso;  $f$  ==  $B$  apertura del sifone;  $s$  == ad una porzione indefinita dalla linea centrale computata da  $L$ ;  $\tau$  == alla sezione indefinita corrispondente ad  $s$ . Dicaſi  $\lambda$  la lunghezza del prisma d'acqua gettato dal lume  $B$ , ed uguale alla quantità d'acqua contenuta in  $NDFC$ . Si

avrà dunque  $qdr = fd\lambda$ ;  $u^2 = \frac{f^2 v^2}{n^2}$ , nomi-

nando  $v$  la velocità all'apertura  $B$ . Perlocchè surrogati nell'equazione queſti valori, eſſa ſi

traſforma in  $= b + \frac{1}{2}v^2 = \frac{f^2 v^2}{2h^2} = \frac{fv^2}{d\lambda} \times$

$\int \frac{ds}{\tau}$ . L'integrale  $\int \frac{ds}{\tau}$ , che diremo  $M$ ,

dee prenderſi talmente, che ſi annulli allorchè  $s = LA + ACB$  == alla linea centrale di tutto il corpo d'acqua contenuto nel vaso  $NIKC$ , e nel ſifone  $ACB$ ; e nell'eſpreſſione che quindi riſulta di detto integrale ha a farſi  $s = 0$  a norma de' già diviſati avvertimenti. Laonde ſi ottiene l'equazione  $2fh^2Mvdv = (h^2 - f^2)v^2d\lambda - 2h^2bd\lambda$ ; e da queſta ſi

trac  $d\lambda = \frac{2fh^2Mvdv}{(h^2 - f^2)v^2 - 2h^2b}$ . Quindi con

un calcolo affatto ſimile a quello del Problema  
XVII.

XVII. si trova finalmente  $v^2 = \frac{2h^2b}{h^2 - f^2} \times$   
 $\left( 1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}} \right)$ . Il che era ec.

## COROLLARIO.

192. La velocità costante, a cui in brevissimo tempo si avvicina estremamente la  $v$ , somministra l'equazione  $v^2 = \frac{2h^2b}{h^2 - f^2}$ ; donde si ricava  $v^2 = 2b$  quando sia  $h$  grandissimo in paragone di  $f$ .

Fig. 41.

193. Attraverso il fondo  $BC$  (Fig. 41.) del vaso  $ABCD$  si faccia passare il tubo  $EF$  aperto da ambe le parti, e questo sia coperto da un altro tubo più largo  $GHI$  aperto nella sola estremità  $G$  verso il fondo del vaso. Versando dell'acqua nel vaso  $ABCD$ , questa sale nella capacità interna del tubo  $GHI$  al livello dell'acqua del vaso, e ne caccia l'aria contenuta per l'apertura  $F$  dell'altro tubo. Ora fintanto che la superficie dell'acqua resta più bassa di  $E$ , non può uscire per  $EF$ : ma subito che essa s'innalza sopra di  $E$ , entra per l'apertura  $E$  nel tubo  $EF$ , e sorte per  $F$ . E siccome agiscono qui tutte quelle cause, che nel sifone ordinario si sono contemplate, il flusso dell'acqua per  $F$  continua sino al total vuotamento del vaso.

I due tubi insieme formano un sifone, che ha un braccio inferito nell'altro; ed un vaso in tal maniera congegnato dicesi *Diabete*. Si può ancora in luogo di due tubi innestati uno dentro l'altro saldarne uno solo al fondo del vaso come *EF*, che allora non dee più esser diritto, ma incurvato a guisa d'un sifone comune così che il braccio dentro il vaso giunga vicino al fondo, e l'intero sifone non arrivi interamente all'altezza del vaso.

194. Posciachè la pressione dell'aria sulla superficie dell'acqua contenuta nel vaso *DEF* (Fig. 42) è l'unica causa del getto del sifone; e questa pressione non può contrabbilanciare una colonna d'acqua più alta di 32 piedi; perciò l'uso del sifone è confinato in circa a quest'altezza. La cima più alta *C* del sifone non dee sollevarsi sopra la superficie *DF* dell'acqua più di 32 piedi altrimenti non si ha più flusso. E ciò vale per tutti gli altri fluidi, avuto riguardo al divario che dee risultare dalle loro specifiche gravità. Così per esempio il sifone non potrà innalzare il mercurio oltre 28 pollici. Ma qualora non si oltrepasi l'altezza di 32 piedi si può anche senza l'immediata unione delle due braccia del sifone far salir l'acqua nella seguente maniera: Il tubo ascendente (Fig. 43) *DE* s'immerge coll'estremità inferiore *D* nel vaso aperto *AB* pieno d'acqua, e coll'altra estremità *E* entra nel vaso  
su-

Fig. 42.

Fig. 43.

superiore *FG*: questo vaso è chiuso con coperchio e talmente custodito, che all'aria esterna sia tolto ogni accesso. All'altezza a un dipresso del vaso *AB* havvi un altro vaso *KL* pieno d'acqua, il quale per mezzo del tubo *IH* comunica col vaso superiore *FG*, e non meno di *FG* è esattamente difeso dall'ingresso dell'aria esterna. Si salda al fondo di questo vaso un tubo *MN* fornito d'una chiave *O*, la quale debbe esser più bassa dell'apertura inferiore *D* del tubo ascendente.

Aperta la chiave *O* scorre tosto l'acqua del vaso *KL* pel tubo *MN*; e per conseguenza l'aria contenuta nel vaso *FG*, e ne' tubi *DE*, *HI* si dilata in uno spazio più grande di prima. Quindi la pressione dell'atmosfera sulla superficie *AC* dell'acqua nel vaso aperto *AB* prepondera alla contropressione dell'aria interna già rarefatta e meno elastica: ond'è che l'acqua dalla preponderanza dell'esterna sopra l'interna pressione è obbligata a salire nel tubo *DE*, e gettarsi per l'apertura *E* nel vaso *FG*.

195. Se la conserva *AB* riceve da una sorgente, o in altro modo un'acqua perenne, si può stabilire mediante un tubo *ST* provveduto della chiave *P*, per chiuderlo a piacere, una comunicazione fra *AB*, e *KL*. Adattato poi anche alla conserva *FG* un altro tubo a chiave *Q*, può con ciò dirigersi l'acqua innalzata all'

all' uso che si vorrà. Aprendosi  $P$ , e  $Q$  passa l'acqua da  $AB$  in  $KL$ , ed una parte dell' aria interna sorte per  $Q$ . Empito così il vaso  $KL$  si chiudono le chiavi  $P$ , e  $Q$ , e si apre  $O$ ; ed allora discende l'acqua di  $KL$  per  $MN$ , e s' alza da  $AB$  in  $DE$ .

Un siffatto apparecchio si chiama *sifone interrotto* appunto perchè le sue braccia non si uniscono insieme.

196. E' cosa per se chiara, non dovere innalzarsi il tubo ascendente  $DE$  più di 32 pied. sopra  $AB$ , se l'acqua che sale per esso ha da vuotarsi in  $FG$ , per lo stesso motivo che nel sifone ordinario. Ma nel caso presente si tratta di altezze anche più picciole, siccome può di leggieri inferirsi dal riflettere, che se l'acqua ha da sollevarsi all' altezza di 32 pied. dee trovarsi libera da ogni interna contraria pressione: laddove nel nostro caso non è punto libera l'acqua che sale dall' interna pressione, che l'aria interior rarefatta esercita sopra di lei sebbene con minor galiardia dell' aria esterna a motivo della indebolita elasticità per lo spazio maggiore in cui si dilata; elasticità che va appunto scemando nella ragione inversa degli spazj per cui l'aria si spande. E così se l'aria interna si difonde in uno spazio due volte maggiore di quello che occupa nello stato naturale, la sua elasticità resta la metà di quella di prima, e l'acqua non può con-

se-

seguentemente salire in *DE* oltre 16 piedi.

197. Per avere un sufficiente scarico d'acqua dal vaso *KL*, e però uno spazio bastantemente grande, in cui l'aria interna dee dilatarsi, si dà al tubo *MN* una considerabil lunghezza. Imperciocchè l'acqua non può scaricarsi per *MN* se non fino a tanto che la pressione dell'aria interna unita alla pressione della colonna d'acqua *RN* forpassa la pressione dell'aria esterna: e siccome l'aria interna rarefatta preme più debolmente sopra la superficie *XY* dell'acqua nel vaso *KL* che non preme l'esterna contro *N*; perciò la colonna *RN* esser dee notabilmente lunga per vincere la stessa pressione.

198. Quando questa macchina vuole eseguirsi in grande, vi si richiede un altro particolar meccanismo per fare, che le chiavi *O*, *P*, *Q* da per se stesse si aprano e si chiudano a tempo. Essendo per esempio chiuso *O* da principio, ed aperto *P* per empire *KL*, si apre nello stesso tempo *Q* per dar esito all'aria interna, la quale verrebbe altrimenti compressa in uno spazio più angusto dall'acqua che empie *KL*. Con trascurare questa circostanza non si avrebbe più l'alzata dell'acqua in *DE*. Empito poscia *KL*, debbono chiudersi *P*, e *Q*, ed aprirsi *O*, affinchè si vuoti *KL* ed intanto si riempia *FG*. Ciò fatto si chiude *O*, e si riaprono *P*, *Q*, affinchè di nuovo si empia *KL*, e nel tempo stesso l'acqua sollevata  
in

in *FG* si porti per *Q* all' uso destinato.

In qual modo possano insieme combinarsi molti sifoni interrotti di tal fatta per portar l'acqua ad altezze assai maggiori delle accennate, può vederfi presso *WOLF* (a), e con più dettaglio presso *LEUPOLD* (b).

199. Si può col sifone interrotto formare in picciolo una specie di graziosa fontana. Sia a cagion d' esempio ( Fig. 44. ) *ABCD* un Fig. 34 vaso pieno d'acqua con sopra un piatto *EF* fermato con sostegni all' orlo del vaso, a cui serve come di coperchio, con che però l'aria esterna abbia libero accesso nello spazio fra il piatto, e l'acqua del vaso. Attraverso il piatto *FE* passa un tubo diritto *HI*, che giugne coll' estremità inferiore *I* quasi al fondo del vaso, ed ha in *H* una picciolissima apertura. Per lo stesso piatto passa un altro tubo aperto alle due estremità, ripiegato sopra l' orlo del vaso, ed avente l'apertura inferiore *L* più bassa di *I*. Si colloca sul piatto una campana di vetro, e si luta intorno all' orlo sul piatto per impedire la comunicazione dell' aria esterna. Se ora succhiando in *L* si leva una parte dell' aria della campana; l'aria esterna spinge in alto pel tubo *IH* l'acqua del vaso *ABCD*, la qual cade in uno spruzzo sul piatto, e discen-

(a) Tom. II. *Elem. Mathem.* §. 79. 80. *Hydraul.*

(b) *Theatr. Machin. Hydraul.* T. I. §. 13.

scendendo pel tubo  $KL$  impedisce all'aria esterna il ritorno nella campana. Quindi è, che se l'aria della campana è da principio bastantemente rarefatta, ed  $L$  è basso quanto basta, zampilla l'acqua non interrottamente dall'orifizio  $H$ , e scorre nel tempo stesso per  $L$  fintanto che  $I$  si trova sott'acqua.

200. La cagione, per cui l'acqua sotto la campana è costretta a zampillare, è l'eccesso dell'elasticità dell'aria esterna sopra l'elasticità dell'interna. Può farsi in simil modo, che l'acqua zampilli da un vaso chiuso all'aria libera esterna dando all'aria interna un elaterio maggiore del naturale. Sia per esempio il vaso *Fig. 45. ABCD* (*Fig. 45.*) chiuso con coperchio, attraverso il quale passi il tubo  $EF$ , che coll'estremità inferiore  $F$  arriva quasi al fondo del vaso. L'estremità superiore sia tale, che possa comodamente avvitarli ad una tromba pneumatica; e con una chiave  $K$  si apra e si tolga la comunicazione dell'aria esterna. Empito ora d'acqua il vaso  $AC$  fino a  $GH$  verso la metà, o anche meno, ed avvitandolo fermamente alla tromba pneumatica, si comprima col noto meccanismo l'aria interna del vaso, sicchè acquisti maggior densità dell'esterna, e quindi anche maggiore elasticità. La chiave  $K$  serve parimente a tener chiuso il tubo fino a che si vuole far zampillare l'acqua, al qual effetto si ripone a dovere il vaso sulla sua base  $BC$ , sicchè l'acqua occupi

cupi la parte inferiore *GBCH* della capacità interna, e l'aria la superiore *AGHD*. Aprendosi in questo stato la chiave, sprizza l'acqua da *E* con impeto tanto maggiore quanto più grande è la compressione dell'aria del vaso. Sia pertanto il

## P R O B L E M A   X X X I I .

201. *Date tutte le dimensioni del vaso ABCD, e del tubo EF insieme all'elasticità dell'aria interna compressa: si dimanda la velocità, con cui sprizza l'acqua dalla luce E del tubo.*

## S O L U Z I O N E .

Considerando il vaso *ABCD* come un tubo unito con *EF*, si applicherà anche a questo caso la formola del Problema V, la quale è  $P = A - b + w + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2q^2}$

$- \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r}$ . Perlocchè supposto il vaso da principio riempito fino a *GH*, e nel tempo *t* vuotato della porzione d'acqua contenuta nello spazio *GMNH*, farà  $w =$  alla distanza della prima sezione *GH* dalla superficie *MN* dell'acqua; *r* la porzione *LS* della linea centrale fra le due dette sezioni; *q* la sezione *MN*; *n* una sezione nota e determinata; *u* la velocità dell'acqua in questa sezione; *z* una sezione indefinita; *s* la porzione della linea centrale com-

Aa

pu.

putata da  $GH$  fino a detta sezione;  $f$  l'area del foro  $E$ ;  $P$  l'altezza d'una colonna d'acqua sulla base  $MN$ , il di cui peso equivale alla pressione dell'aria compressa contro  $MN$ ;  $A$  la pressione naturale dell'atmosfera: e siccome in questo caso la prima sezione  $GH$  in vece di innalzarsi sopra la luce  $E$  del tubo, per l'opposto si abbassa sotto di quella; perciò dovendo  $b$  esprimere l'innalzamento della prima sezione sopra la luce, diverrà qui negativo per poter rappresentare lo stato opposto, ossia l'abbassamento. Dunque si avrà  $P = A + b$

$$+ \omega + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2q^2} - \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r},$$

ponendo ben mente di prendere l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$

in modo che si annulli quando  $s$  è  $=$  a tutta la linea centrale  $LF + FE$ , e di mettere poscia nell'espressione, che ne risulta,  $r$  in luogo di  $s$ , e  $q$  in vece di  $r$ . Siccome pertanto  $A$  è l'altezza della colonna d'acqua sulla base  $MN$ , il di cui peso rappresenta l'elasticità o pressione dell'aria nello stato naturale, facciasì nel principio del moto  $P = \mu A$  quando l'aria rinchiusa riempiva lo spazio  $AGHD$ . Abbassata

quindi  $GH$  in  $MN$  diventa  $P = \frac{AGHD}{AMND} \cdot \mu A$ .

Da ciò si scorge dover esser  $P$  una funzione di  $\omega$  come lo sono per la nota forma del vassoio  $r$ , e  $q$ . Laonde si avrà per mezzo del calcolo

colo integrale un'equazione fra  $u$  ed  $\omega$ , la quale farà conoscere la velocità dell'acqua per una proposta sezione, e in conseguenza anche per la luce  $E$ . Il che era ec.

## COROLLARIO I.

202. Fatto  $n = f$ , sicchè  $u$  significhi la velocità dell'acqua che zampilla da  $E$ , si ha

$$P = A + b + \omega + \frac{1}{2}u^2 - \frac{f^2 u^2}{2q^2} -$$

$$\frac{f^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r}. \text{ Perciò se le sezioni } q \text{ del vaso}$$

sono molto grandi in paragone dell'area  $f$  del lume, per la picciolezza degli ultimi due termini che si disprezzano, l'equazione si cangia in  $P = A + b + \omega + \frac{1}{2}u^2$ , donde si trae  $u = \sqrt{(2P - 2A - 2b - 2\omega)} = \sqrt{(2P - 2A - 2ES)}$ .

## COROLLARIO I.

203. Supposto  $ABCD$  un vaso cilindrico o prismatico retto verticalmente situato, e fatto  $OL = a$ ,

nasce  $\frac{AGHD}{AMND} = \frac{a}{a + \omega}$ ; e però  $P = \frac{\mu a A}{a + \omega}$ ,

e quindi  $u = \sqrt{\left(\left(\frac{2\mu a}{a + \omega} - 2\right)A - 2(b + \omega)\right)}$ .

Adunque l'altezza dovuta a questa velocità, cioè l'altezza del getto d'acqua sopra l'orifizio  $E$ , supposto il getto verticale, farà  $\frac{1}{2}u^2$

$$Aa2$$

$$=$$

$$\begin{aligned}
 &= \left( \frac{\mu a}{a + \omega} - 1 \right) A - (b + \omega) \\
 &= \left( \frac{\mu a}{a + \omega} - 1 \right) A - ES.
 \end{aligned}$$

## COROLLARIO II.

204. Esaminando la formola  $u = \sqrt{\left( \left( \frac{2\mu a}{a + \omega} - 2 \right) A - 2(b + \omega) \right)}$  si scorge che il valore di  $u$  diventa massimo allorchè  $\omega = 0$ . Ciò potrebbe far credere, che la velocità fosse massima allorchè la superficie dell'acqua è ancora in  $GH$  cioè prima di muoversi, ma se si ha il dovuto riguardo ai due termini  $-\frac{f^2 u^2}{2q^2} - \frac{f^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r}$  della predetta equazione da noi qui disprezzati, si farà giudizio, che il valor massimo di  $u$  non si avrà nel principio del moto, quando quel valore è ancor nullo o infinitesimo, ma bensì dopo un tempo brevissimo, cioè quando  $GH$  farà discesa per un' altezza picciolissima che fisicamente parlando si confonde col nulla. Pertanto la velocità massima è  $\sqrt{\left[ (2\mu - 2)A - 2b \right]} = \sqrt{\left[ 2(\mu - 1)A - 2EL \right]}$ ; e in conseguenza l'altezza ad essa dovuta è  $= (\mu - 1)A - EL$ , che farà l'altezza a cui arriva il getto d'acqua subito dopo il principio del moto, prescindendo però da tutti gli impedimenti che ritardano il moto, e sopra tutto dalla resistenza, che in-

con-

contra il getto nell' aria . In tanto quest' altezza andrà via via impicciolendosi a misura che si abbassa la superficie  $GH$  dell' acqua , e che l' aria interna ritrova un più ampio spazio per cui dilatarsi .

## COROLLARIO III.

205. Se il vaso  $ABCD$  fosse tant' alto che potesse empirsi d' acqua fino all' altezza  $(\mu - 1)A$  sopra  $GH$  ; e se allora vi si adattasse lateralmente il tubo  $EF$  , per cui l' acqua potesse sprizzare per la pressione di quella del vaso , salirebbe il getto verticale , posti da parte tutti gli ostacoli , all' altezza mentovata  $(\mu - 1)A - EL$  . Ma per altro è un abbaglio quello di WOLF (a) , e molt' altri , i quali asseriscono , che o si adopri la forza premente dell' aria condensata , o pur quella d' una colonna d' acqua equivalente , nell' uno e nell' altro caso dee risultare assolutamente lo stesso effetto . Ciò non può stare : imperciocchè nel secondo caso l' equazione differenziale a motivo di  $P = A$  si converte in quest' altra  $-b + \omega + \frac{1}{2}u^2 - \frac{f^2 u^2}{2q^2} - \frac{f^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r} = 0$  , dove presentemente  $b$  esprime non più l' abbassamento , ma l' altezza della suprema sezione dell' acqua sopra di  $E$  ;  $\omega$  la discesa della suprema sezione nel tempo  $t$  ; e l' integrale  $\int \frac{ds}{r}$  ha da pigliarsi in tal modo , che svanisca con assumere  $s$

Aa 3 uguale

---

(a) AEROM. §. 91, *Elem. Mathem.* tom. II.

uguale alla linea centrale computata dalla suprema sezione dell'acqua, non per anco mossa, fino ad  $F$ , e da  $F$  fino ad  $E$ , e che nella sua espressione poscia si sostituisca in luogo di  $s$  la  $r$ , cioè la porzione della linea centrale corrispondente all'abbassamento della suprema sezione in detto tempo. Ora è manifesto, che con ciò si otterrà un'equazione affatto differente da quelle del caso primo. La diversità degli effetti, che in questi due casi debbono risultare, si rende ancora evidente con riflettere, che il peso della colonna d'acqua, che si solleva sopra  $GH$  all'altezza  $(\mu - 1)A$  si trasfonde per tutta la massa, e dee porla tutta in movimento; laddove la pressione dell'aria interna condensata non può mettere in moto se non l'acqua contenuta nel vaso da  $GH$  fino ad  $F$ , e quello del tubo  $FE$ . E' ben vero, che nell'ipotesi dell'apertura  $E$  picciolissima in paragone dell'ampiezza del vaso, il moto della colonna d'acqua sopra  $GH$  non è punto sensibile; ed allora il getto d'acqua salir dee alla medesima altezza in ambedue i casi mentovati; ma appunto in questa sola ipotesi trovasi vera la proposizione di WOLF, falsa in tutte le altre.

206. La compressione dell'aria in un vaso può ottenersi altrimenti che colla tromba pneumatica; ma non si comprimerà mai tanto gagliardamente come colla tromba. Il vaso, dove il tubo s'insinua, può con un altro vaso per  
mez-

mezzo di altri tubi talmente combinarsi, che l'acqua stessa comprima l'aria rinchiusa, e così formi una specie di fontana, che dall'inventore vien nominata *Fontana di ERONE*. Il meccanismo è questo: Il vaso *AB* (Fig. 46) è munito del tubo *EF*, e d'un coperchio cinto dall'orlo *AO* di alcuni pollici di altezza per poter contenere dell'acqua. In questa specie di piatto havvi un'apertura *G*, per cui passa un tubo *GH*, il quale si stende fino presso al fondo di un altro vaso inferiore *CD*. Nel coperchio di questo trovasi un'altra apertura *I* per la quale passa il tubo *IK*, e ascende fino quasi al coperchio del vaso superiore, il quale con un imbuto adattato ad un altro foro *M* fatto nel suo coperchio si empie d'acqua fino all'apertura *K* del tubo *IK*, e si chiude poscia esattamente *M* con un turacciolo. Allora si empie d'acqua il piatto *AO*, e questa cadendo pel tubo *GH* nel vaso inferiore *CD* ne scaccia l'aria che sale per *IK* nella parte vuota d'acqua del vaso *AB*, e però si restringe in uno spazio minore. La chiave del tubo *EF* tien si chiusa, o in mancanza della chiave, l'apertura *E* si ferra col dito fin tanto che cessa di discendere l'acqua pel tubo *GH*, ma resti sul piatto, sicchè l'aria venga compressa di tanto, quanto può effettuarsi colla pressione dell'acqua. In tale stato di cose se si apre la chiave o si leva il dito da *E*, l'acqua zampilla da *E* per la stessa causa del

Fig. 46.

§. antecedente; e perchè quest' acqua ricade sul piatto, seguita la fontana non interrottamente a buttare fino al total vuotamento del vaso  $AB$ . Imperciocchè a misura che l' acqua si abbassa in  $AB$ , l' aria compressa si estende in uno spazio più grande, e perde parte del suo elaterio, e meno in conseguenza preme contro la superficie  $PQ$  dell' acqua del vaso  $CD$ ; e quindi prosiegue l' acqua del piatto a discendere continuamente pel tubo  $GH$ . Da ciò si fa manifesto, che l' aria guadagna tanto di spazio al di sopra, quanto ne perde al di sotto, e rimane perciò in uno stato di compressione finto che giugne a poter insinuarsi pel tubo  $FE$  ed equilibrarsi coll' aria esteriore.

#### PROBLEMA XXXIII.

207. Ritrovare la velocità dell' acqua che spiccia dalla Fontana di ERONE, nel supposto che l' apertura  $E$  sia picciolissima in confronto delle sezioni del vaso  $AB$ .

#### SOLUZIONE.

Trattasi solo di conoscere l' elasticità dell' aria rinchiusa. Pertanto sull' acqua del piatto  $AO$  preme l' atmosfera, la di cui pressione è rappresentata dal peso d' una colonna d' acqua di altezza  $A$ . L' aria rinchiusa soffre ancor essa una tal pressione, ed inoltre quella della colonna d' acqua  $GN$ , la di cui altezza uguaglia quella

quella della superficie dell' acqua nel piatto sopra la superficie  $PQ$ . Per la qual cosa l' elasticità dell' aria rinchiusa è  $= A + GN$ , e l' eccello di questa elasticità sopra quella dell' aria esterna è  $= GN$ . Quindi s' inferisce, come nel §. 203, che l' acqua zampillerà da  $E$  con una velocità dovuta all' altezza  $GN - EL$ . Il che era ec.

## COROLLARIO

208. Quanto maggiore diventa l' altezza dell' acqua nel vaso  $CD$ , tanto minore all' opposto si rende  $GN$ , e maggiore  $EL$ . Perlocchè la velocità dell' acqua scema ognor più a misura che si va vuotando il vaso  $AB$ . Apparisce oltracciò, che lo spazio occupato dall' aria rinchiusa si va a poco a poco ingrandendo, perchè la colonna d' acqua sostenuta dall' aria si va di mano in mano impicciolendo. E' poi facile accorgersi, che, a parlar esattamente, non tutta l' acqua che ricade sul piatto può discendere nel vaso  $CD$ . A rendere per altro insensibile questo cangiamento di elasticità nell' aria rinchiusa convien prendere il vaso  $CD$  pressochè della stessa grandezza di  $AB$ , e collocarlo molto al di sotto di  $AB$ . Si può inoltre munire il vaso  $CD$  di una chiave per dare all' acqua cadutavi dentro l' uscita.

209. È noto dall' Aerostatica, che l' elasticità dell' aria può rinvigorirsi eziandio col calore

lore rimanendo la stessa la sua densità . Quindi è , che anche col mezzo del calore si può fare zampillar l'acqua comunicando col fuoco una maggior energia all'elasticità dell'aria prementente . Il meccanismo a tal effetto è simile all'ora descritta Fontana d'ERONE , togliendosi solo il tubo *GH* che dal piatto portava l'acqua nel vaso inferiore per comprimere l'aria interna . Secondariamente nella Fontana d'ERONE era vantaggioso di collocare il vaso *AB* in sufficiente altezza sopra *CD* , da ciò dipendendo la densità e l'elasticità dell'aria rinchiusa . Questa condizione non ha qui luogo , e il vaso superiore può mettersi immediatamente sopra l'inferiore , e fare che il fondo di quello serva di coperchio a questo . Se ora si espone al fuoco il vaso inferiore , il calore accresce l'elasticità dell'aria in esso rinchiusa , la quale salendo come nella fontana di ERONE pel tubo *IK* nel vaso superiore sforza l'acqua in esso contenuta ad uscire pel tubo *FE* .



## SEZIONE VII.

*Del Moto dell'acqua ne'vasi e tubi sommersi.*

## PROBLEMA XXXIV.

210. Il vaso o tubo ANPFB (Fig. 29.) Fig. 29.  
mantenuto costantemente pieno d'acqua fino ad AB  
s'immerge in un altro vaso o conserva d'acqua  
(a) fino alla profondità LG della luce sotto il  
pian di livello: si cerca con qual velocità si slanci  
l'acqua dalla luce PF nell'acqua circostante della  
conserva, supposto che il moto sia ridotto uniforme.

## SOLUZIONE.

Dal Problema III. si ha l'equazione  $p =$   
 $h + \frac{f^2 c^2}{2 a^2} + x - \frac{f^2 c^2}{2 \zeta^2}$ , dove  $p$  esprime  
 la pressione nella sezione indeterminata  $NT$ ,  $h$   
 la pressione dell'atmosfera,  $x$  l'ascissa  $IL$ ,  $\zeta$   
 la sezione mentovata  $NT$ ,  $f$  la luce  $PF$ ,  $a$   
 la sezione suprema  $AB$ ,  $c$  la velocità che qui  
 si cerca. Chiamata ora  $b$  l'ascissa  $IG$ , cioè  
 l'

---

(a) In tutto questo Capo si supporrà sempre ( se  
 altro non si avverte ) l'acqua stagnante, in cui il  
 vaso s'immerge, come infinita in paragone dell'ac-  
 qua del vaso.

l'altezza della sezione suprema sopra l'infima, ed  $\alpha$  la profondità  $LG$  della luce sotto il pian di livello dell'acqua della conserva; egli è manifesto, che quando si fa  $x = b$ ,  $z = f$ , allora diventa  $p =$  all'altezza d'una colonna d'acqua, il di cui peso rappresenta la pressione contro la luce  $PF$ , pressione che dipende sì dall'acqua stagnante della conserva, dentro cui il tubo s'immerge, come puré dall'atmosfera che preme contro il pian di livello  $LC$ , sicchè nominando  $H$  la pressione dell'atmosfera contro  $LC$  ne nasce  $p = H + \alpha$ . Laonde la predetta equazione diviene  $H + \alpha = h + \frac{f^2 c^2}{2a^2} + b - \frac{1}{2}c^2$ , dalla quale deriva  $c = \sqrt{\frac{2a^2(b + h - H - \alpha)}{a^2 - f^2}}$ . Il che era ec.

211. Qualora la superficie  $LC$  dell'acqua della conserva, in cui si tuffa il tubo  $AF$ , non è che di alcuni piedi più bassa di  $AB$ ; allora essendo senza alcun errore sensibile  $h = H$ , ne risulta  $c = \sqrt{\frac{2a^2(b - \alpha)}{a^2 - f^2}}$ ; e quindi  $\frac{1}{2}c^2 = \frac{a^2(b - \alpha)}{a^2 - f^2}$ , vale a dire il seguente

## TEOREMA XIX.

212. L'altezza dovuta alla velocità dell'acqua, che esce dalla luce d'un tubo sommerso nell'anzidetta ipotesi, è quarta proporzionale alla differenza

renza de' quadrati delle due sezioni suprema ed infima, al quadrato della sezione suprema, ed all' altezza di questa sezione sopra la superficie dell' acqua stagnante, dove il tubo s' immerge.

Se il foro  $f$  si assume picciolissimo in paragone della suprema sezione  $a$ , nasce a un dipresso  $\frac{1}{2}c^2 = b - a$ , e quindi il

## TEOREMA XX.

213. L' altezza dovuta alla velocità dell' acqua uscente di una luce angustissima del tubo sommerso è prossimamente l' altezza stessa dell' acqua del tubo sopra l' acqua stagnante dove trovasi immerso.

## COROLLARIO.

214. La velocità dell' acqua per qualunque sezione  $NT = z$  del tubo è  $= \frac{f}{z} \sqrt{2a^2 \times (b - a)}$ .

## PROBLEMA XXXV.

215. Nello stesso vaso sommerso  $AF$  l' acqua che lo riempiva va successivamente vuotandosi per l' orifizio  $PF$ ; e dopo un certo tempo soffre un dispendio della quantità d' acqua che occupava la capacità  $AKVB$ : si domanda per la fine d' un tal tempo la velocità dell' acqua che passa per una data sezione  $Q\beta$ .

Se-

## SOLUZIONE.

Applicando a questa ipotesi della sommersione l'equazione del Problema V.  $P = A - b + \frac{n^2 u^2}{2f^2} - \frac{n^2 u^2}{2q^2} + \omega - \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r}$  si fa manifesto, che  $A$  dee denotare non solo l'altezza  $H$  dalla colonna d'acqua equiponderante all'atmosfera, che preme sopra il pian di livello  $LC$ , ma anco l'altezza  $\alpha$  dell'acqua stagnante della conserva sopra l'orifizio del tubo, e però riesce  $A = H + \alpha$ . Quindi qualora non sia estremamente grande la  $IL$ , la predetta equazione diventa  $b - \alpha - \omega - \frac{n^2 u^2}{2f^2} + \frac{n^2 u^2}{2q^2} + \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r} = 0$ , pigliando l'integrale  $\int \frac{ds}{r}$  in modo, che svanisca quando  $s = ICE = \Delta$ , è nella sua espressione sostituendo poscia  $Ii$ , ovvero  $r$  per  $s$ . Il perchè siccome la sezione  $KV = q$ , e l'ascissa  $I\gamma = \omega$  debbono esser date in funzioni di  $Ii = r$ , nascerà un'equazione differenziale fra  $r$ , ed  $u$ , la quale integrata darà ciò che si cerca. Il che era ec.

## COROLLARIO.

216. Chiamata  $v$  la celerità nella luce  $PF$  si ha  $u = \frac{fv}{n}$ , che surrogato nella precedente

dente equazione somministra  $b - \omega - \alpha - \frac{1}{2}v^2 + \frac{f^2v^2}{2q^2} + \frac{f^2vdv}{qdr} \int \frac{ds}{r} = 0$ . Da ciò apparisce, che qualora sia la luce  $f$  picciolissima in confronto della sezione  $q$  si possono disprezzare i due ultimi termini, e quindi se ne raccoglie  $\frac{1}{2}v^2 = b - \omega - \alpha = IG - I\gamma - LG = \gamma L$ , vale a dire il seguente

## TEOREMA XXI.

217. In un vaso o tubo sommerso, che tramanda acqua da un picciolissimo lume aperto nel fondo, la velocità dell'uscita è dovuta all'altezza dell'acqua, che rimane nel tubo, sopra la superficie dell'acqua stagnante, dove il tubo s'immerge.

## PROBLEMA XXXVI.

218. Ritrovare la velocità dell'acqua, che esce dal lume d'un vaso cilindrico o prismatico retto e verticale sommerso, nell'ipotesi che l'altezza dell'acqua del vaso sopra il lume nel principio del moto sia  $= b$ .

## SOLUZIONE.

Nell'equazione  $b - \omega - \alpha - \frac{1}{2}v^2 + \frac{f^2v^2}{2q^2} + \frac{f^2vdv}{qdr} \int \frac{ds}{r} = 0$  diventa in questa ipotesi  $q = r = n = Q\beta$ ,  $r = \omega$ ,  $\Delta = b$ ; e perchè  $\int \frac{ds}{r}$  deve annientarsi allorchè

chè

chè  $s = \Delta = b$ , nasce  $\int \frac{ds}{\lambda} = \frac{s}{n} - \frac{b}{n}$ ;

dove dovendo farfi  $s = r = \omega$  all'altezza per cui è discesa l'acqua nel vaso in quel tempo, dopo il quale si domanda la celerità, si ha perciò

$$\int \frac{ds}{\lambda} = \frac{\omega - b}{n}. \text{ Il perchè l'equazione si tras-}$$

forma in  $b - \omega - \alpha - \frac{1}{2}v^2 + \frac{f^2 v^2}{2n^2} +$

$$\frac{f^2 v dv}{nd\omega} \left( \frac{\omega - b}{n} \right) = 0, \text{ cioè } 2(b - \omega - \alpha)n^2 d\omega$$

$$- n^2 v^2 d\omega + f^2 v^2 d\omega + 2f^2(\omega - b)v dv = 0. \text{ Si faccia } \lambda = b - \omega, \text{ e però } d\lambda$$

$$= -d\omega, \text{ e si otterrà } -2(\lambda - \alpha)n^2 d\lambda + n^2 v^2 d\lambda - f^2 v^2 d\lambda - 2f^2 \lambda v dv = 0,$$

$$\text{ovvero } 2\lambda v dv + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right)v^2 d\lambda = -$$

$$2(\lambda - \alpha) \frac{n^2 d\lambda}{f^2}. \text{ Si moltiplichino quest'equazione}$$

$$\text{per } \lambda \frac{-n^2}{f^2}, \text{ onde abbiassi } 2\lambda \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2} v dv +$$

$$\left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right)v^2 \lambda \frac{-n^2}{f^2} d\lambda = - \frac{2n^2 \lambda \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2} d\lambda}{f^2}$$

$$+ \frac{2\alpha n^2 \lambda \frac{-n^2}{f^2} d\lambda}{f^2}, \text{ il di cui integrale è } v^2 \lambda \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{f^2}$$

$$= - \frac{2n^2\lambda^2 - \frac{n^2}{f^2}}{2f^2 - n^2} + \frac{2\alpha n^2\lambda}{f^2 - n^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{1 - \frac{n^2}{f^2}}$$

$$+ \text{Cost.} = \frac{2n^2\lambda^2 - \frac{n^2}{f^2}}{n^2 - 2f^2} - \frac{2\alpha n^2\lambda}{n^2 - f^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{1 - \frac{n^2}{f^2}}$$

+ Cost. Per determinar la Cost. basta riflettere, che nel principio del moto quando  $v = 0$ , diventa  $\omega = 0$ , ossia  $\lambda = b$ ; il che sommi-

$$\text{nistra Cost.} = \frac{2\alpha n^2 b}{n^2 - f^2} \frac{1 - \frac{n^2}{f^2}}{1 - \frac{n^2}{f^2}} - \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \frac{2 - \frac{n^2}{f^2}}{1 - \frac{n^2}{f^2}};$$

e da ciò finalmente si deduce  $v^2 = \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \times$

$$\left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) - \frac{2n^2 \alpha}{n^2 - f^2} \times$$

$\left( 1 - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right)$ ; e quindi  $\frac{1}{2}v^2$ , cioè l'altezza dovuta alla velocità dell'uscita =

$$\frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) -$$

$$\frac{n^2 \alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right). \text{ E se in}$$

Bb

que.

questa espressione si mette  $f^2$  in luogo di  $n^2$  ne' numeratori delle due frazioni moltiplicanti si ritrova il valore di  $\frac{f^2 v^2}{2n^2}$ , ovvero di  $\frac{1}{2}u^2$  che è l'altezza dovuta alla velocità dell'acqua nel passare per qualunque sezione del vaso. Il che era ec.

## COROLLARIO I.

219. Se la luce  $f$  si vuole picciolissima in paragone della larghezza  $n$  del vaso cilindrico

il termine  $\left(\frac{b}{\lambda}\right)^2 - \frac{n^2}{f^2} = \left(\frac{b-\omega}{b}\right)^2 \frac{n^2-f^2}{f^2}$

diventa estremamente picciolo; e trascuratolo

si acquista  $\frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2\lambda}{n^2-f^2} - \frac{n^2\alpha}{n^2-f^2} = \lambda -$

$\alpha = b - \omega - \alpha$ , vale a dire la velocità, con cui l'acqua si lancia dal lume, è dovuta all'altezza dell'acqua che resta nel vaso sopra la superficie della stagnante, dove il vaso è tuffato, come nel Teorema XXI.

## COROLLARIO II.

220. Supposto il vaso tutto aperto nel fondo, ossia  $f = n$ , il secondo termine del valore di  $v^2$  diventa  $\frac{0}{0}$ , che non ci fa nulla conoscere. In tal caso convien ritornare all'equazione

zione differenziale  $2\lambda v d\lambda + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) v^2 d\lambda$   
 $= - 2(\lambda - a) \frac{n^2 d\lambda}{f^2}$ , la quale  
 diventa  $2\lambda v d\lambda = - 2(\lambda - a) d\lambda$ , ed ha  
 per integrale  $v^2 = 2a \log. \lambda - 2\lambda + \text{Cost.}$ ;  
 e dovendo essere  $v = 0$  quando  $\lambda = b$ , si ot-  
 tiene  $v^2 = 2b - 2\lambda + 2a \log. \frac{\lambda}{b}$ . Se ora  
 si fa  $v^2 = 2b - 2\lambda + 2a \log. \frac{\lambda}{b} = 0$ ,  
 si arriva a conoscere la massima discesa  $\lambda$ , a  
 cui può giugnere l'acqua dentro il vaso cilin-  
 drico senza fondo. Di qui apparisce, che  $\lambda$  non  
 può mai esser zero, cioè l'acqua non può di-  
 scender tutta nel vaso, nè questo interamente  
 vuotarsi; altrimenti sarebbe  $\log. 0 = - \frac{b}{a}$ ,  
 cioè  $\frac{b}{a} = \infty$ .

221. Questo Corollario si dimostra imme-  
 diatamente in quest'altra maniera: Sia il vaso  
 retto cilindrico *FMNG* (Fig. 27.) tutto aper- Fig. 27.  
 to sotto e sopra, e verticalmente tuffato nell'  
 acqua fino in *CD*, essendo egli stesso ripieno  
 d'acqua fino ad *FG* nel momento dell'immer-  
 sione. Facciasi  $QO = a$ ,  $QR = b$ ,  $MN$   
 $= n$ , e supponendo, che l'acqua sia discesa  
 dentro il cilindro fino in *PH*, pongasi  $QA$   
 $= \lambda$ . Ora è evidente, che l'acqua contenuta

in *CMND* non può in verun modo contribuire al moto dell' acqua nel vaso, perciocchè essa è equilibrata da quella del recipiente dove il vaso s' immerge. Rimane adunque l' acqua contenuta in *PCDH*, la quale col suo peso  $= (\lambda - \alpha)n$  spinge d'alto in basso tutta la massa  $PMNH = \lambda n$ . Laonde la forza acceleratrice dell' acqua nel vaso è  $= \frac{(\lambda - \alpha)n}{\lambda n} = \frac{\lambda - \alpha}{\lambda}$ , e questa moltiplicata per  $Aa = -d\lambda$ , produce  $-\frac{(\lambda - \alpha)}{\lambda} d\lambda = v dv$ . Quindi integrando  $v^2 = 2\alpha \log. \lambda - 2\lambda + \text{Cost.}$ ; e perchè si annulla  $v$  quando  $\lambda = b$ , nasce  $v^2 = 2b - 2\lambda + 2\alpha \log. \frac{\lambda}{b}$ , come prima.

## COROLLARIO III.

222. Stando a questo caso del vaso cilindrico senza fondo, e cercando la velocità massima, dall' equazione differenziale  $2\lambda v dv = -2(\lambda - \alpha)d\lambda$ , posto  $dv = 0$ , si ritrae  $\lambda = \alpha$ ; il che indica esser massima la velocità allorchè la superficie dell' acqua interna del vaso è discesa al livello dell' esterna. L' altezza poi dovuta a tale massima celerità è  $\frac{1}{2}v^2 = b - \alpha + \alpha \log. \frac{\alpha}{b}$ . Perciò se  $b - \alpha$  è una picciolissima quantità  $= c$ , vale a dire se la parte del vaso fuor d' acqua è picciolissima in confronto della

la parte sommersa, allora l'altezza dovuta alla massima velocità è  $= c + (b - c) \log. \left(1 - \frac{c}{b}\right)$   
 $= c + (b - c) \left(-\frac{c}{b} - \frac{c^2}{2b^2}\right) = \frac{c^2}{2b}$ ,  
 cioè terza proporzionale alla doppia altezza del vaso, e all'altezza della sua parte fuor d'acqua; il che dà a divedere, che il moto esser dee lentissimo.

## COROLLARIO IV.

223. Si faccia adesso l'ipotesi, che sia  $n = f\sqrt{2}$ ; e nell'equazione del Problema il primo termine del valore di  $v^2$  si trasforma in  $\frac{0}{0}$ , che ci avverte di fare un passo indietro, e ripigliare l'equazione differenziale  $2\lambda v dv + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right)v^2 d\lambda = -2(\lambda - \alpha) \frac{n^2 d\lambda}{f^2}$ , la quale si cangia in  $2\lambda v dv - v^2 d\lambda = -4(\lambda - \alpha)d\lambda$ , ovvero in  $\frac{2\lambda v dv - v^2 d\lambda}{\lambda^2} = \frac{4(\alpha - \lambda)d\lambda}{\lambda^2}$ . L'integrazione somministra  $\frac{v^2}{\lambda} = -\frac{4\alpha}{\lambda} - 4 \log. \lambda + \text{Cost.}$  Si determina la costante mercè la condizione di  $v = 0$  quando  $\lambda = b$ . Laonde  $v^2 = \frac{4\alpha\lambda}{b} - 4\alpha + 4\lambda \log. \frac{b}{\lambda}$ , e l'altezza dovuta alla velocità dell'uscita sarà

Bb 3  $\frac{2\alpha}{b} \times$

$\frac{2\alpha}{b}(\lambda - b) + 2\lambda \log. \frac{b}{\lambda}$ . E se presentemente si fa  $\frac{2\alpha}{b}(\lambda - b) + 2\lambda \log. \frac{b}{\lambda} = 0$  si conoscerà la massima discesa dell' acqua dentro il vaso mediante il valore di  $\lambda$ , che è l'altezza dell' acqua residua. Questa equazione ci fa conoscere non potersi mai vuotare interamente il vaso, cioè  $\lambda$  divenire  $= 0$ , perchè nascerebbe  $\alpha = -0 \log. 0$ , che è un valore infinitesimo, siccome è noto.

## COROLLARIO V.

224. Per avere in questo stesso caso la massima velocità si assume  $2vdv = 0$ , ovvero  $\frac{\alpha d\lambda}{b} + d\lambda \log. \frac{b}{\lambda} - d\lambda = 0$ ; donde si deduce  $\log. \frac{b}{\lambda} = \frac{b-\alpha}{b}$ . Laonde pigliando  $e$  pel numero il di cui logaritmo iperbolico è

l' unità, trovasi  $\frac{b}{\lambda} = e^{\frac{b-\alpha}{b}}$ , e però  $\lambda = b e^{-\frac{b-\alpha}{b}}$ , che dà il luogo della massima velocità: surrogato poi questo valore di  $\lambda$  in quello di  $\frac{1}{2}v^2$  si ha l'altezza dovuta alla stessa massima celerità.

## COROLLARIO VI.

225. Ricorrendo all' equazione generale

$$\frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^1 - \frac{n^2}{f^2} \right)$$

$-\frac{n^2 a}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^1 - \frac{n^2}{f^2} \right)$ , si conoscerà in generale fino a qual profondità può discendere l' acqua nel vaso sommerso con fare  $v = 0$ ; donde si ottiene l' equazione

$$\left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} = \frac{(n^2 - 2f^2)a - (n^2 - f^2)\lambda}{(n^2 - 2f^2)a - (n^2 - f^2)b},$$

di cui si troverà la radice  $\lambda$  per l' Algebra ordinaria. Da questa equazione apparisce, che  $\lambda$  non può mai essere  $= 0$ , nè per conseguenza vuotarsi interamente il vaso, altrimenti sarebbe

$\frac{(n^2 - 2f^2)a}{(n^2 - 2f^2)a - (n^2 - f^2)b} = 0$ , che ripugna trattone il caso di  $n^2 - 2f^2 = 0$ , il quale però ricade nel Cor. IV.

## COROLLARIO VII.

226. Se si suppone  $a$  picciolissima in paragone di  $b$ , il che accade quando il fondo del vaso cilindrico rade la superficie dell' acqua stagnante, diviene allora  $\frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \times$

$\left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right)$ , che è appunto l'equazione ritrovata nel Problema VI. pel caso, in cui l'acqua si slanciava dall'apertura del vaso cilindrico nell'aria. E ciò vale a dimostrare un insigne paradosso confermato dall'esperienza, che *o s'immerge il vaso un tantino nell'acqua, o si tenga tutto al di fuori, la velocità, con cui l'acqua va scaricandosi pel foro, è nell'uno e nell'altro caso la stessa*: il che da a dividere, che l'aria poco o nulla resiste all'efflusso dell'acqua, mentre una resistenza 800 e più volte maggiore di quella dell'aria non fa punto variare l'effetto.

## COROLLARIO VIII.

227. Se il cilindro s'immerge pressochè tutto, onde l'altezza dell'acqua interna sopra l'esterna possa trascurarsi in paragone della parte sommersa, e quest'altezza, che è  $b - \alpha$  si fa  $= c$ , come pure  $b - \lambda = y$ , dove  $c$ , ed  $y$  potranno dispreggiarsi in confronto di  $b$ , ed  $\alpha$ ; allora essendo  $\lambda = b - y$ , fa-

$$\begin{aligned} \text{rà } \lambda^{\frac{n^2}{f^2} - 1} &= (b - y)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \\ &= b^{\frac{n^2}{f^2} - 1} - \left( \frac{n^2}{f^2} - 1 \right) b^{\frac{n^2}{f^2} - 2} y \\ &\quad + \end{aligned}$$

$$+ \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)}{2} b^{\frac{n^2}{f^2} - 3} y^2$$

$$- \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 3\right)}{2 \cdot 3} b^{\frac{n^2}{f^2} - 4} y^3$$

+ ec., della qual serie basterà prendere i soli primi tre termini. Ora se nell'equazio-

$$\text{ne } \frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left(\frac{\lambda}{b}\right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right)$$

$$- \frac{n^2 a}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left(\frac{\lambda}{b}\right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) \text{ si sosti-}$$

$$\text{tuisce il valor ritrovato, si ritrova } \frac{1}{2}v^2$$

$$= \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{b-y}{b} - 1 + \left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right) \frac{y}{b} \right.$$

$$- \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)}{2} \frac{y^2}{b^2} + \text{ec.} \left. \right)$$

$$- \frac{n^2 a}{n^2 - f^2} \left( 1 - 1 + \left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right) \frac{y}{b} \right.$$

$$- \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)}{2} \frac{y^2}{b^2} + \text{ec.} \left. \right)$$

$$= \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right) \frac{y}{b} \right.$$

$$\begin{aligned}
& - \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)}{2} \frac{y^2}{b^2} + \text{ec.} \Big) \\
& - \frac{n^2 \alpha}{n^2 - f^2} \left( \left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right) \frac{y}{b} \right. \\
& \left. - \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)}{2} \frac{y^2}{b^2} + \text{ec.} \right) \\
& = \frac{n^2 b}{f^2} \left( \frac{y}{b} - \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 1\right)}{2} \frac{y^2}{b^2} + \text{ec.} \right)
\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
& - \frac{n^2 \alpha}{f^2} \left( \frac{y}{b} - \frac{\left(\frac{n^2}{f^2} - 2\right)}{2} \frac{y^2}{b^2} + \text{ec.} \right) \\
& = \frac{n^2 c y}{f^2 b} - \frac{n^4 c y^2}{2 f^4 b^2} + \frac{n^2 y^2}{2 f^2 b} - \frac{n^2 \alpha y^2}{f^2 b^2},
\end{aligned}$$

dove ponendo  $b = c$  per  $\alpha$  nasce  $\frac{1}{2} v^2$

$$= \frac{n^2 c y}{f^2 b} - \frac{n^4 c y^2}{2 f^4 b^2} - \frac{n^2 y^2}{2 f^2 b} + \frac{n^2 c y^2}{f^2 b^2}, \text{ e di-}$$

sprezzando il termine secondo e quarto affetti da un prodotto di tre dimensioni delle due picciolissime grandezze  $c$ , ed  $y$ , risulta in fine

$$\frac{1}{2} v^2 = \frac{n^2 (c y - y^2)}{2 f^2 b}. \text{ Chiamando poi } u$$

la velocità dell'acqua dentro il vaso, si ha

$$\frac{1}{2} u^2 = \frac{f^2 v^2}{2 n^2} = \frac{c y - y^2}{2 b}, \text{ la qual espressione}$$

non

non involge più le quantità  $n$ , ed  $f$ . Di qui deriva un inaspettato paradosso, cioè che *ne' vasi cilindrici infinitamente sommersi, qualunque sia la loro apertura nel fondo, il moto dell' acqua interna rimane lo stesso, talmente che con diminuire la luce non si ritarda punto quel moto.*

228. Qui però bisogna avvertire, che in questo calcolo abbiamo considerato come estremamente picciole le quantità  $\frac{c}{b}$ ,  $\frac{y}{b}$  non solo riguardo all' unità, ma anche riguardo ad  $\frac{f^2}{n^2}$ , al che si dee con ogni cautela por mente nel fare gli sperimenti in conferma della Teoria. Si può, dice il Sig. DANIELLO BERNOULLI (a), ridurre all' esperienza senza notabil errore la Teoria delle quantità infinitesime con diminuire di molto quelle quantità, che in teoria si riguardavano come infinitamente picciole, ma è d' uopo far sì, che nell' esperimento tutto ubbidisca a questa legge. Così per esempio se il cilindro sarà senza fondo, cioè  $n = f$ , e verrà sommerso all' altezza di 35 pollici, l' esperimento riuscirà bastantemente accurato, qualora l' acqua avanti le oscillazioni s' innalzerà d' un solo pollice sopra l' acqua circostante della conserva: nè l' errore riuscirà ancora notabile se l' apertura inferiore sarà la metà del fondo, stando allora

---

(a) Hydrod. Sect. VII. §. 10.

allora  $\frac{c}{b} : \frac{f^2}{n^2} :: \frac{1}{36} : \frac{1}{4} :: 1 : 9$ , il qual rapporto in questo esperimento può trascurarsi. Ma se si piglia il diametro della luce uguale alla metà del diametro del tubo cilindrico, ne viene allora  $\frac{c}{b} : \frac{f^2}{n^2} :: \frac{1}{36} : \frac{1}{16} :: 4 : 9$ , il qual rapporto non è più abbastanza picciolo perchè l'esperienza possa con sufficiente precisione soddisfare alle condizioni della teoria.

Passiamo ora ad indagare que' casi, in cui le quantità  $\frac{c}{b}$ , ed  $\frac{f^2}{n^2}$  hanno un rapporto sensibile fra loro, restando però ambedue picciolissime, come accade allorchè il cilindro si sommerge profondissimamente, non rimanendo che una parte insensibile fuor d'acqua, ed oltracciò è forato con un picciolissimo pertugio nel fondo. Ciò formerà il soggetto del

## COROLLARIO IX.

229. Ritorno all'equazione differenziale  $n^2 v^2 d\lambda - f^2 v^2 d\lambda - 2f^2 \lambda v dv - 2(\lambda - \alpha) n^2 d\lambda = 0$ , e chiamo  $u$  la velocità dell'acqua, che passa per la sezione corrispondente all'altezza  $\lambda$  sopra il fondo; onde sarà  $v^2 = \frac{n^2 u^2}{f^2}$ ,  $v dv = \frac{n^2 u du}{f^2}$ , e sostituiti questi valori in detta equazione

zione, si ottiene  $\frac{n^4 u^2 d\lambda}{f^2} - n^2 u^2 d\lambda - 2n^2 \lambda u du$

$$- 2(\lambda - \alpha) n^2 d\lambda = 0, \text{ ovvero } \frac{n^2 u^2 d\lambda}{f^2}$$

$$- u^2 d\lambda - 2\lambda u du - 2(\lambda - \alpha) d\lambda = 0.$$

E siccome già si è assunto  $b - \alpha = c$ ,  $b - \lambda = y$ , sostituisco in quest'ultima equazione  $b - c$  in vece di  $\alpha$ , e  $b - y$  in luogo di  $\lambda$ , e ciò fatto ottengo  $u^2 dy -$

$$2(b - y) u du - \frac{n^2 u^2 dy}{f^2} + 2(c - y) dy$$

$$= 0, \text{ ovvero } 2(c - y) dy = \left( \frac{n^2}{f^2} - 1 \right) u^2 dy$$

$$+ 2(b - y) u du, \text{ la qual equazione, per essere in questo caso affai prossimamente } \frac{n^2}{f^2} -$$

$$1 = \frac{n^2}{f^2}, \text{ e } b - y = b, \text{ si trasforma in}$$

$$\frac{n^2}{f^2} u^2 dy + 2b u du - 2(c - y) dy = 0,$$

e questa trattasi ora d'integrare. A tal effetto io la multiplico per la quantità esponenziale

$\frac{n^2 y}{bf^2}$ , in cui  $e$  denota il numero, il di cui logaritmo iperbolico è l'unità. Fatta una tale

$$\text{moltiplicazione ricavo } \frac{n^2}{bf^2} u^2 e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} dy +$$

$ue$

$ue^{\frac{n^2 y}{bf^2}} du - \frac{(c-y)}{b} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} dy = 0$ . Presentemente è manifesto, che l'integrale di questa equazione

$$\text{è } \frac{1}{2}u^2 e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} - \int \frac{(c-y)}{b} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} dy + \text{Cost.}$$

$$= 0. \text{ Parimente } - \int \frac{c}{b} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} dy = -$$

$$\frac{cf^2}{n^2} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}}, \text{ ed inoltre } \int \frac{y}{b} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} dy =$$

$$\frac{f^2 y}{n^2} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} - \int \frac{f^2}{n^2} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} dy = \frac{f^2 y}{n^2} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}}$$

$$- \frac{bf^4}{n^4} e^{\frac{n^2 y}{bf^2}}. \text{ Dunque si avrà } \left( \frac{1}{2}u^2 + \frac{f^2 y}{n^2} \right.$$

$$\left. - \frac{cf^2}{n^2} - \frac{bf^4}{n^4} \right) e^{\frac{n^2 y}{bf^2}} + \text{Cost.} = 0. \text{ Per}$$

determinar la costante si ponga mente, che svanisce  $u$  quando  $\lambda = b$ , cioè  $y = 0$ : on-

de risulta  $\text{Cost.} = \frac{cf^2}{n^2} + \frac{bf^4}{n^4}$ ; e finalmen-

$$\text{te nasce } \frac{1}{2}u^2 = \frac{bf^4}{n^4} + \frac{cf^2}{n^2} - \frac{f^2 y}{n^2} -$$

(

$\left( \frac{cf^2}{n^2} + \frac{bf^4}{n^4} \right) e^{-\frac{n^2 y}{bf^2}}$ . Da questa equazione si può passare a quella del Corollario precedente, se (come ivi) si suppone  $\frac{c}{b}$ ,  $\frac{y}{b}$  essere quantità picciolissime tanto in confronto dell'unità, che in paragone di  $\frac{f^2}{n^2}$ . Imperciocchè essendo in tal ipotesi  $\frac{n^2 y}{bf^2}$  un numero affai picciolo, se si butta in serie l'esponentiale  $e^{-\frac{n^2 y}{bf^2}}$ , si trova 1.  $-\frac{n^2 y}{bf^2} + \frac{n^4 y^2}{2b^2 f^4} - \frac{n^6 y^3}{2 \cdot 3 b^3 f^6} + \text{ec.}$ , della quale basta prendere i tre primi termini; onde fattane la sostituzione nella predetta equazione se ne inferisce  $\frac{1}{2}u^2 = -\frac{f^2 y}{n^2} - \left( \frac{cf^2}{n^2} + \frac{bf^4}{n^4} \right) \times$   
 $\left( -\frac{n^2 y}{bf^2} + \frac{n^4 y^2}{2b^2 f^4} \right) = -\frac{f^2 y}{n^2} + \frac{cy}{b} - \frac{n^2 cy^2}{2b^2 f^2} + \frac{f^2 y}{n^2} - \frac{y^2}{2b} = \frac{2cy - y^2}{2b}$ , appunto come sopra, disprezzando il termine  $\frac{n^2 cy^2}{2b^2 f^2}$ , che contiene un prodotto di tre dimensioni delle grandezze picciolissime  $c$ , ed  $y$ . 230.

230. Si arriva poi all'equazione del Corollario I. se si assume  $\frac{n^2}{f^2}$  immensamente maggiore di  $\frac{b}{y}$ , o  $\frac{b}{c}$ : imperciocchè allora il ter-

mine esponenziale  $e^{-\frac{n^2 y}{bf^2}}$  diviene  $= 0$ , e parimente  $\frac{bf^4}{n^4} = 0$ ; sicchè resta  $\frac{1}{2}u^2 = \frac{f^2}{n^2} (c - y) = \frac{f^2}{n^2} (b - \lambda)$ , vale a dire  $\frac{1}{2}v^2 = b - \lambda$ , cioè la velocità dell'uscita è dovuta all'altezza dell'acqua interna sopra l'esterna.

Ma nè l'una, nè l'altra di queste formole  $\frac{1}{2}u^2 = \frac{2cy - y^2}{2b}$ ,  $\frac{1}{2}u^2 = \frac{f^2}{n^2} (b - \lambda)$  può aver luogo senza un notabile errore tutte le volte che  $\frac{n^2 y}{bf^2}$  è un numero mediocre, vale a dire nè immensamente grande, nè oltremodo picciolo, ed è nel tempo stesso così  $\frac{n^2}{f^2}$  come  $\frac{b}{y}$  un numero grande all'estremo.

Se per cagion d'esempio la parte esterna del cilindro sommerso è di un pollice, cioè  $c = 1$ , e la parte sommersa di 80 pollici, ossia  $a = 80$ ,  $b = 81$ , e si assume il diametro del tubo

tubo triplo di quello del foro, e però  $\frac{n^2}{f^2} = 81$ ; l'equazione  $\frac{1}{2}u^2 = \frac{bf^4}{n^4} + \frac{cf^2}{n^2} -$

$$\frac{f^2y}{n^2} - \left( \frac{cf^2}{n^2} + \frac{bf^4}{n^4} \right) e^{-\frac{n^2y}{bf^2}} = \frac{f^2}{n^2} \times$$

$$\left( \frac{bf^2}{n^2} + c - y \right) - \frac{f^2}{n^2} \left( c + \frac{bf^2}{n^2} \right) e^{-\frac{n^2y}{bf^2}}$$

$$\text{diventa } \frac{1}{2}u^2 = \frac{1}{81} (2 - y) - \frac{2}{81} e^{-y} =$$

$$\frac{2 - y - 2e^{-y}}{81}. \text{ Quindi per conoscere la ve-}$$

locità dell'acqua allorchè l'interna è discesa al livello dell'esterna fatto  $y = c = 1$  appari-

$$\text{sce } \frac{1}{2}u^2 = \frac{1 - 2e^{-1}}{81} = \frac{e - 2}{81e} = \frac{2,71828 - 2}{81 \cdot 2,71828}$$

$$= \frac{0,71828}{220,18068} = 0,00325 = \frac{1}{308} \text{ di un}$$

pollice: laddove per l'opposto l'equazione  $\frac{1}{2}u^2 =$

$$= \frac{2cy - y^2}{2b} \text{ ci avrebbe dato } \frac{1}{162} \text{ di un}$$

pollice, e l'altra  $\frac{1}{2}u^2 = \frac{f^2}{n^2} (c - y)$  ci avrebbe fatto credere nulla una tale velocità.

In questo stesso esempio si troverà lo spazio intero, che l'acqua interna del vaso som-

Cc

merso

merso può percorrere discendendo con porre  $\frac{1}{2}u^2 = 0$ , il che somministra  $y = 2 - \frac{2}{e^y}$ ;

ed a questa equazione si soddisfa assumendo  $y$  un poco minore di  $\frac{3}{2}$ ; e ciò dimostra, che la massima profondità, a cui l'acqua interna del vaso può discendere è un poco meno di  $\frac{3}{2}$  d'un pollice sotto il livello dell'esterna. Le altre due formole danno anche qui risultati differenti, e fra loro discordi. Per determinare in questo esempio il luogo della massima velocità, differenzio l'equazione  $\frac{1}{2}u^2 =$

$$\frac{2 - y - 2e^{-y}}{21} \text{ mettendo } du = 0, \text{ e conse-}$$

guisco  $-dy + 2e^{-y} dy = 0$ ; e quindi

$e^{-y} = \frac{1}{2}$ , vale a dire  $y = \log. 2 = 2,302585.0,30103 = 0,69314716255$ . Dunque l'acqua del vaso acquista la massima velocità dopo aver trascorso  $\frac{69}{100}$  circa d'un pollice.

#### PROBLEMA XXXVII.

231. *Determinare la velocità massima dell'acqua, che scende dall'apertura d'un vaso cilindrico, o prismatico retto verticalmente tuffato nell'acqua fino ad una data profondità.*

So-

## SOLUZIONE.

Nell' equazione  $\frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} \times$

$$\left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) = \frac{n^2 \alpha}{n^2 - f^2} \times$$

$$\left( 1 - \left( \frac{\lambda}{b} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) \text{ si faccia } \frac{\lambda}{b} = x,$$

$$\text{ed } \frac{n^2 - f^2}{f^2} = m, \text{ onde abbiati } \frac{1}{2}v^2 =$$

$$\frac{n^2 b}{n^2 - 2f^2} (x - x^m) - \frac{n^2 \alpha}{n^2 - f^2} (1 - x^m).$$

Prendendo ora il differenziale di questa equazione, ed uguagliandolo a zero, si genera

$$\frac{b}{n^2 - 2f^2} (1 - mx^{m-1}) + \frac{m\alpha x^{m-1}}{n^2 - f^2} = 0, \text{ e}$$

$$\text{però } \frac{b}{n^2 - 2f^2} = \left( \frac{mb}{n^2 - 2f^2} - \frac{m\alpha}{n^2 - f^2} \right) x^{m-1},$$

$$\text{e quindi } x^{m-1} = \frac{(n^2 - f^2)b}{(n^2 - f^2)mb - (n^2 - 2f^2)m\alpha}$$

$$= \frac{f^2 b}{(n^2 - f^2)b - (n^2 - 2f^2)\alpha}; \text{ e finalmente}$$

$$\lambda = b \left( \frac{f^2 b}{(n^2 - f^2)b - (n^2 - 2f^2)\alpha} \right)^{\frac{f^2}{n^2 - 2f^2}}.$$

Cc 2

Dun-

Dunque quando l'acqua interna del vaso sommerso sarà arrivata a questa altezza  $\lambda$  sopra il foro avrà acquistato la massima celerità nell'uscire dal foro. Sostituito questo valore di  $\lambda$  in quello di  $\frac{1}{2}v^2$  si trova questo =

$$\frac{n^2 b (b - \alpha)}{(n^2 - f^2)b - (n^2 - 2f^2)\alpha} \times \frac{f^2}{\left( \frac{f^2 b}{(n^2 - f^2)b - (n^2 - 2f^2)\alpha} \right)^{\frac{n^2 - f^2}{n^2 - 2f^2}}} - \frac{n^2 \alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{f^2 b}{(n^2 - f^2)b - (n^2 - 2f^2)\alpha} \right)^{\frac{n^2 - f^2}{n^2 - 2f^2}} \right)$$

che è l'altezza dovuta alla massima celerità che si cercava. Il che era ec.

#### COROLLARIO I.

232. Supposto picciolissimo il foro in confronto dell'ampiezza del fondo cosicchè  $f^2$ , e  $2f^2$  possano averfi per nulla in paragone di  $n^2$ , il valore di  $\lambda$  si cangia in

$$b \left( \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \right)^{\frac{f^2}{n^2}}. \text{ Ora è altronde noto, che}$$

la quantità  $\left( \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \right)^{\frac{f^2}{n^2}} = 1 - y$  essendo  $y$  una picciolissima quantità. Ma  $\log. (1 - y) = -y - \frac{1}{2}y^2 - \frac{1}{3}y^3 - \text{ec.} = -y$  trascurando le altre potestà. Dunque

$$f^2 b$$

$$\left(\frac{f^2 b}{n^2(b-\alpha)}\right)^{\frac{f^2}{n^2}} = 1 + \log\left(\frac{f^2 b}{n^2(b-\alpha)}\right)^{\frac{f^2}{n^2}} =$$

$$1 - \frac{f^2}{n^2} \log\left(\frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}\right); \text{ e perciò } \lambda =$$

$$b\left(1 - \frac{f^2}{n^2} \log\left(\frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}\right)\right); \text{ il che dimostra,}$$

che la velocità dell' acqua si fa massima appena abbassata ad una insensibile profondità.

## COROLLARIO II.

233. Per conoscere in questa ipotesi l'altezza dovuta alla massima celerità, io scrivo il

$$\text{fuo valore così, } \frac{1}{2}v^2 = \frac{n^2 b(b-\alpha)}{(n^2-f^2)b - (n^2-2f^2)\alpha} \times$$

$$\left(\frac{f^2 b}{(n^2-f^2)b - (n^2-2f^2)\alpha}\right)^{\frac{f^2}{n^2-2f^2}} -$$

$$\frac{n^2 \alpha}{n^2-f^2} \left(1 - \frac{f^2 b}{(n^2-f^2)b - (n^2-2f^2)\alpha}\right) \times$$

$$\left(\frac{f^2 b}{(n^2-f^2)b - (n^2-2f^2)\alpha}\right)^{\frac{f^2}{n^2-2f^2}}), \text{ il quale in}$$

$$\text{questo supposto si cangia in } b\left(\frac{f^2 b}{n^2(b-\alpha)}\right)^{\frac{f^2}{n^2}}$$

$$\begin{aligned}
& - \alpha \left( 1 - \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \left( \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \right)^{\frac{f^2}{n^2}} \right) \\
& = b \left( 1 + \frac{f^2}{n^2} \log. \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \right) - \\
& \alpha \left( 1 - \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \left( 1 + \frac{f^2}{n^2} \log. \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \right) \right) \\
& = (b - \alpha) \left( 1 + \frac{f^2}{n^2} \log. \frac{f^2 b}{n^2 (b - \alpha)} \right) \\
& = (b - \alpha) \left( 1 - \frac{f^2}{n^2} \log. \frac{n^2 (b - \alpha)}{f^2 b} \right).
\end{aligned}$$

Da ciò si scorge, che l'altezza dovuta alla celerità massima non differisce se non insensibilmente dall'altezza dell'acqua del vaso nel principio del moto sopra l'acqua esterna stagnante.

#### PROBLEMA XXXVIII.

Fig. 29. 234. Nel tubo APFB (Fig. 29) supposto ora della stessa larghezza circolare dappertutto, ma comunque incurvato, ed immerso in una conserva d'acqua fino alla profondità  $GL = \alpha$ , si domanda la velocità dell'acqua dentro il vaso dopo che ne sarà uscita una porzione contenuta in una data capacità AKVB.

#### SOLUZIONE.

Richiamo qui l'equazione del Problema XXXV.

$$b - \alpha - \omega = \frac{n^2 u^2}{2 f^2} + \frac{n^2 u^2}{2 g^2} + \frac{n^2 u du}{\int q dr} \times$$

$\int \frac{ds}{r} = 0$ , e faccio nella presente ipotesi  $r =$   
 $q = n$ ,  $\int \frac{ds}{r} = \frac{s - \Delta}{n}$ , dove dovendosi porre  
 $r$  in luogo di  $s$ , nasce  $\int \frac{ds}{r} = \frac{r - \Delta}{n}$ . Dunque  
fatte queste sostituzioni, l'equazione si trasforma  
in  $b - \alpha - \omega - \frac{n^2 u^2}{2f^2} + \frac{1}{2}u^2 + \frac{nudu}{dr} \left( \frac{r - \Delta}{n} \right)$   
 $= 0$ , cioè in  $2(b - \alpha - \omega)dr + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) u^2 dr$   
 $+ 2udu(r - \Delta) = 0$ . Prendo  $\psi = \Delta - r$ ,  
 $d\psi = -dr$ , ed ottengo  $2\psi udu + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) u^2 d\psi +$   
 $2(b - \alpha - \omega)d\psi = 0$ ; e moltiplicando questa  
equazione per  $\psi^{-\frac{n^2}{f^2}}$  ne ricavo  $2\psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} udu$   
 $+ \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) u^2 \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + 2(b - \alpha - \omega) \times$   
 $\psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi = 0$ . Ora è visibile, che l'integrale  
di questa equazione è  $u^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} +$   
 $\int 2(b - \alpha - \omega) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost.} = 0$ . Sic-  
Cc 4 co-

come pertanto per la forma nota del tubo l'ascissa  $I\gamma = \omega$  dee poterfi esprimere per una funzione di  $Ii = r = \Delta - \psi$ , perciò la som-

matoria  $\int 2(b - \alpha - \omega)\psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi$  potrà sempre ottenersi col calcolo integrale, e quindi conoscersi la  $u$ , che si cerca. Il che era ec.

## COROLLARIO I.

Fig. 31. 235. Se il tubo è un cilindro retto inclinato all'orizzonte sotto l'angolo  $IEG = \phi$  (Fig. 31.), ed è  $Ii = r$ ,  $I\gamma = \omega$ ,  $IG = b$ ,  $iE = \Delta - r = \psi$ ,  $\gamma G = iQ = b - \omega = \lambda = \psi \text{ sen. } \phi$ , l'equazione ritrovata diventa

$$\begin{aligned}
 u^2 \psi \cdot 1 - \frac{n^2}{f^2} + \int 2(\psi \text{ sen. } \phi - \alpha) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi \\
 + \text{Cost.} = 0; \text{ ovvero } u^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} + \\
 \frac{2f^2}{2f^2 - n^2} \psi^{2 - \frac{n^2}{f^2}} \text{ sen. } \phi - \frac{2f^2 \alpha \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} + \\
 \text{Cost.} = 0. \text{ Ma } u \text{ è } = 0, \text{ quando } \psi = \Delta: \text{ dunque} \\
 \text{Cost.} = \frac{2f^2 \alpha \Delta^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} - \frac{2f^2 \Delta^{2 - \frac{n^2}{f^2}} \text{ sen. } \phi}{2f^2 - n^2}; \text{ e} \\
 \text{quin-}
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
\text{quindi } u^2 &= \frac{2f^2 \Delta \text{ sen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\psi}{\Delta} - \left( \frac{\Delta}{\psi} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) \\
&- \frac{2f^2 \alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{\Delta}{\psi} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right). \text{ Ora essendo} \\
\Delta \text{ sen. } \varphi &= b, \text{ e } \frac{\Delta}{\psi} = \frac{b}{b - \varphi} = \frac{b}{\lambda}, \text{ si dedu-} \\
\text{ce } u^2 &= \frac{2f^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) \\
&- \frac{2f^2 \alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right), \text{ e} \\
v^2 &= \frac{2n^2 b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) \\
&- \frac{2n^2 \alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right), \text{ che}
\end{aligned}$$

sono espressioni perfettamente simili alle ritrovate nel Problema XXXVI. pe' vasi cilindrici verticali. Di qui deriva il seguente

## TEOREMA XXII.

236. *Dati due vasi prismatici di uguali basi, e di luci parimente uguali, ma comunque differenti in lunghezza, de' quali uno sia verticale, l'altro*

*l'altro inclinato all'orizzonte sotto qualunque angolo talmente però che l'altezza verticale IG del vaso inclinato sia uguale a quella del vaso verticale, e sieno entrambi tuffati nell'acqua alla medesima profondità, la velocità dell'acqua, discesa che sia ad uguali profondità, è in entrambi la stessa.*

## COROLLARIO II.

237. Essendo il valore di  $v^2$  in questo caso lo stesso che il ritrovato nel Problema XXXVI. pe' vasi cilindrici verticali, è evidente, che tutti i nove Corollarj di quel Problema, siccome pure il Problema XXXVII. co' suoi due corollarj si verificheranno anche ne' vasi cilindrici inclinati.

## PROBLEMA XXXIX.

238. Ritrovare il tempo  $t$ , che mette l'acqua in un vaso cilindrico comunque inclinato all'orizzonte, ed immerso nell'acqua stagnante a discendere verticalmente d' un dato spazio dentro il vaso, supposto picciolissimo il lume in confronto del fondo.

## SOLUZIONE.

Essendosi trovato  $u^2 = \frac{2f^2b}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\lambda}{b} - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) - \frac{2f^2a}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{b}{\lambda} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right)$ , e supponendosi qui  $f$  picciolissimo in paragone di  $n$ ,

$n$ , egli è manifesto, che potrà averfi per nulla la quantità  $\left(\frac{b}{\lambda}\right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1}$ , cioè

$\left(\frac{\lambda}{b}\right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1}$ , giacchè una frazione elevata ad un' altissima potestà diviene estremamente picciola. Sarà dunque  $u^2 = \frac{2f^2\lambda}{n^2 - 2f^2}$

$\frac{2f^2\alpha}{n^2 - f^2} = \frac{2f^2}{n^2} (\lambda - \alpha)$ , ed  $u = \frac{f}{n} \times$

$\sqrt{2}(\lambda - \alpha)$ . Ora è noto, che  $dt = \frac{dr}{u} = -$

$\frac{d\psi}{u} = - \frac{d\lambda}{u \text{ fen. } \varphi} = - \frac{n d\lambda}{f \text{ fen. } \varphi \sqrt{2}(\lambda - \alpha)}$  ;

perciò integrata questa equazione, si ricava  $t = - \frac{n \sqrt{2}(\lambda - \alpha)}{f \text{ fen. } \varphi} + \text{Cost.}$  ; e perchè  $t$  si annulla quando  $\lambda = b$ , cioè nel principio del moto, risulta  $t = \frac{n}{f \text{ fen. } \varphi} \left( \sqrt{2}(b - \alpha) - \right.$

$\left. \sqrt{2}(\lambda - \alpha) \right)$ . Il che era ec.

## COROLLARIO I.

239. Se in questa espressione del tempo si fa  $\lambda = 0$ , essa diventa immaginaria, e dimostra essere impossibile, che il vaso interamente si vuoti. Che se si assume  $\lambda = \alpha$ , si viene a conoscere il

il tempo della discesa fino all' livello dell' acqua esterna stagnante, e si acquista  $t = \frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} \times \sqrt{2(b - \alpha)}$ .

## COROLLARIO II.

240. Supposto  $\varphi = 90^\circ$ , il valore di  $t$  diviene  $\frac{n}{f} (\sqrt{2(b - \alpha)} - \sqrt{2(\lambda - \alpha)})$ ; donde si trae il

## TEOREMA XXIII.

241. *Se sieno dati due vasi cilindrici, uno verticale, l' altro inclinato, ambedue di ugual larghezza, e di luci picciolissime uguali, e l' altezza del vaso verticale sia uguale all' altezza verticale dell' inclinato, e siano entrambi immersi ad uguali profondità nell' acqua stagnante, sta il tempo della discesa dell' acqua per una data altezza verticale nel vaso inclinato al tempo della discesa per la stessa altezza nel vaso verticale, come sta il seno tutto al seno dell' angolo d' inclinazione.*

## PROBLEMA XL.

242. *Supposto tutto come nel Problema antecedente, ritrovare il tempo, in cui l' acqua acquista la massima celerità.*

## SOLUZIONE.

Pel Cor. I. del Problema XXXVII. la velocità

cià, con cui l'acqua sbocca dalla luce del vaso, si fa massima, quando  $\lambda = b \left( 1 - \frac{f^2}{n^2} \times \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b} \right)$ . Perlocchè sostituito questo valore in quello di  $t = \frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} \left( \sqrt{2(b-\alpha)} - \sqrt{2(\lambda-\alpha)} \right)$ , si ottiene  $t = \frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} \times \sqrt{2(b-\alpha)} - \frac{n}{f \text{ sen. } \varphi} \sqrt{2b - 2\alpha - \frac{2bf^2}{n^2} \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}}$ . Siccome pertanto il radicale  $\sqrt{2b - 2\alpha - \frac{2bf^2}{n^2} \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}}$ , per essere picciolissimo il termine logaritmico, è assai prossimamente  $= \sqrt{2b - 2\alpha} - \frac{bf^2}{n^2 \sqrt{2b - 2\alpha}} \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}$ ; quindi nasce  $t = \frac{bf}{n \text{ sen. } \varphi \sqrt{2b - 2\alpha}} \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}$ . Il che era ec.

## COROLLARIO.

243. L'acqua acquista la massima celerità quando si è abbassata nel vaso della quantità  $b - \lambda = \frac{bf^2}{n^2} \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2 b}$ . Il perchè moltiplicando quest'abbassamento per l'ampiezza  $n$  del vaso si viene a conoscere il volume d'acqua  $\frac{bf^2}{n^2}$

$\frac{bf^2}{n} \log. \frac{n^2(b-\alpha)}{f^2b}$  che il vaso dee versare prima di giugnere alla massima celerità.

## PROBLEMA XLI.

Fig. 32. 244. Sia dato il tubo APFB (Fig. 32.) della stessa larghezza circolare dappertutto, il quale inferiormente al piano orizzontale GE, che passa pel centro del lume, sia comunque incurvato, e superiormente a detto piano, cioè nella parte NI sia diritto, ed inclinato all'orizzonte sotto un dato angolo  $\varphi$ ; e sia inoltre immerso nell'acqua stagnante fino ad una data profondità  $\alpha$  del centro E del lume sotto il pian di livello: si domanda la velocità dell'acqua nel tubo dopo che ne sarà uscita pel foro una data quantità.

## SOLUZIONE.

Si supponga, che l'acqua nel tubo si sia abbassata in  $KV$ , e che sia come prima  $INE = \Delta$ ,  $IG = b$ ,  $iE = \psi$ ,  $\gamma G = b - \omega = \lambda$ : e fatto  $EDN = \delta$ , sarà  $iN = \psi - \delta$ ; e però  $b - \omega = (\psi - \delta) \text{sen. } \varphi$ . Surrogato pertanto questo valore nell'equazio-

$$\text{ne del Problema XXXVIII. } u \psi^{\frac{n^2}{f^2}} + \int^2 (b - \omega - \alpha) \psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost.} = 0$$

si ritrae  $u^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} + \int^2 ((\psi - \theta) \text{fen. } \varphi - \alpha) \times$

$\psi^{-\frac{n^2}{f^2}} d\psi + \text{Cost.} = 0$ , cioè  $u^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}}$

$+ \frac{2f^2 \psi^{2 - \frac{n^2}{f^2}} \text{fen. } \varphi}{2f^2 - n^2} - \frac{2\theta f^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \text{fen. } \varphi}{f^2 - n^2}$

$- \frac{2\alpha f^2 \psi^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} + \text{Cost.} = 0$ . Ma nel

principio del moto si annulla  $u$ , e  $\psi$  diven-

ta  $\Delta$ ; dunque  $\text{Cost.} = \frac{2\theta f^2 \Delta^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \text{fen. } \varphi}{f^2 - n^2}$

$+ \frac{2\alpha f^2 \Delta^{1 - \frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} - \frac{2f^2 \Delta^{2 - \frac{n^2}{f^2}} \text{fen. } \varphi}{2f^2 - n^2}$ . Il

perchè  $u^2 = \frac{2f^2 \text{fen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} \psi - \frac{2\theta f^2 \text{fen. } \varphi}{n^2 - f^2} -$

$\frac{2\alpha f^2}{n^2 - f^2} - \frac{2f^2 \text{fen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} \psi \left( \frac{\Delta}{\psi} \right)^{2 - \frac{n^2}{f^2}} +$

$$\begin{aligned}
& \frac{2\delta f^2 \text{ sen. } \varphi}{n^2 - f^2} \left( \frac{\Delta}{\psi} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} + \frac{2\alpha f^2}{n^2 - f^2} \left( \frac{\Delta}{\psi} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \\
&= \frac{2f^2 \psi \text{ sen. } \varphi}{n^2 - 2f^2} \left( 1 - \left( \frac{\psi}{\Delta} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) - \frac{2f^2}{n^2 - f^2} \times \\
& \left( (\alpha + \delta \text{ sen. } \varphi) \left( 1 - \left( \frac{\psi}{\Delta} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) \right). \text{ Il} \\
& \text{che era ec.}
\end{aligned}$$

## COROLLARIO I.

245. Se si suppone  $n = f$ , la seconda parte del valore di  $u^2$  si cangia in  $\frac{\alpha}{\delta}$ , valore indeterminato, che ci avverte di tornar indietro all'equazione differenziale del Problema XXXVIII.

$$\begin{aligned}
& 2\psi u du + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) u^2 d\psi + 2(b - \alpha - \omega) d\psi \\
&= 0, \text{ la quale, essendo } n = f, \text{ e } (\psi - \delta) \text{ sen. } \varphi \\
&= b - \omega, \text{ si cangia in } 2\psi u du + 2[\text{sen. } \varphi (\psi - \delta) - \alpha] d\psi \\
&= 0; \text{ donde deriva } 2u du = 2(\delta \text{ sen. } \varphi + \alpha) \frac{d\psi}{\psi} \\
&- 2d\psi \text{ sen. } \varphi; \text{ ed integrando } u^2 = (2\delta \text{ sen. } \varphi + \alpha) \times \\
& \log. \psi - 2\psi \text{ sen. } \varphi + \text{Cost.} = (2\delta \text{ sen. } \varphi + \alpha) \times \\
& \log. \frac{\psi}{\Delta} + 2 \text{ sen. } \varphi (\Delta - \psi).
\end{aligned}$$

## COROLLARIO II.

246. Si determina in questa ipotesi di  $f = u$  la massima celerità, se nell'equazione differenziale

ziale  $2\psi u du + 2[\text{sen. } \varphi (\psi - \delta) - \alpha] d\psi = 0$   
 si assume  $du = 0$ , che da  $(\psi - \delta) \text{sen. } \varphi = \alpha$ ,  
 cioè  $G\gamma = \alpha$ ; e ciò fa conoscere, che la velo-  
 cità diventa massima allorchè l'acqua nel tubo  
 si è abbassata al livello dell'esterna stagnante.

## COROLLARIO III.

247. L'equazione  $u^2 = (2\delta \text{sen. } \varphi + \alpha) \times$   
 $\log. \frac{\psi}{\Delta} + 2 \text{sen. } \varphi (\Delta - \psi)$  ci scuopre la mas-  
 sima profondità, a cui l'acqua può discendere  
 dentro il tubo; imperciocchè facendo  $u^2 = 0$   
 risulta tanto  $\psi = \Delta$ , che vale pel principio  
 del moto, quanto  $2 \text{sen. } \varphi (\Delta - \psi) =$   
 $(2\delta \text{sen. } \varphi + \alpha) \log. \frac{\Delta}{\psi}$ , da cui si avrà il valore  
 di  $\psi$ , e da questo si conoscerà il massimo ab-  
 bassamento dell'acqua.

## COROLLARIO IV.

248. Qualora sia  $n^2 = 2f^2$ , diventa  $\frac{0}{0}$  il  
 primo termine del valore di  $u^2$  nell'equazione  
 del Problema. Laonde è d'uopo riprendere  
 l'equazione differenziale  $2\psi u du + \left(1 - \frac{n^2}{f^2}\right) \times$   
 $u^2 d\psi + 2(b - \alpha - \omega) d\psi = 0$ , ed in essa  
 sostituire per  $b - \omega$  il suo equivalente  $(\psi - \delta) \times$   
 $\text{sen. } \varphi$ , e 2 per  $\frac{n^2}{f^2}$ ; dal che risulta  $2\psi u du -$   
 $n^2 d\psi + 2[\text{sen. } \varphi (\psi - \delta) - \alpha] d\psi = 0$ , e

Dd
di-

dividendo per  $\psi^2$  nasce  $\frac{2\psi u du - u^2 d\psi}{\psi^2} +$   
 $2 [\text{sen. } \varphi (\psi - \theta) - \alpha] \frac{d\psi}{\psi^2} = 0$ . Ora l'in-  
 tegrale di questa equazione è  $\frac{u^2}{\psi} + \frac{2\alpha}{\psi} +$   
 $\frac{2\theta \text{ sen. } \varphi}{\psi} + 2 \text{ sen. } \varphi \log. \psi + \text{Cost.} = 0$ ; e però  
 $\frac{u^2}{\psi} = \frac{2\alpha + 2\theta \text{ sen. } \varphi}{\Delta} - \frac{2\alpha + 2\theta \text{ sen. } \varphi}{\psi} +$   
 $2 \text{ sen. } \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}$ , vale a dire  $u^2 = 2(\theta \text{ sen. } \varphi + \alpha) \times$   
 $\left( \frac{\psi}{\Delta} - 1 \right) + 2\psi \text{ sen. } \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}$ .

## COROLLARIO V.

249. Per conoscere in questo caso la mas-  
 sima celerità dell'acqua faccio  $du = 0$  nell'  
 equazione differenziale del Corollario preceden-  
 te, e trovo  $u^2 = 2 \text{ sen. } \varphi (\psi - \theta) - 2\alpha$ ;  
 è quindi  $2 \text{ sen. } \varphi (\psi - \theta) - 2\alpha =$   
 $2(\theta \text{ sen. } \varphi + \alpha) \left( \frac{\psi}{\Delta} - 1 \right) + 2\psi \text{ sen. } \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}$ ,  
 vale a dire  $2\psi \text{ sen. } \varphi - 2(\theta \text{ sen. } \varphi + \alpha) \frac{\psi}{\Delta}$   
 $= 2\psi \text{ sen. } \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}$ , ovvero  $\log. \frac{\Delta}{\psi} =$   
 $\frac{\Delta - \theta}{\Delta} - \frac{\alpha}{\Delta \text{ sen. } \varphi} = \frac{\text{sen. } \varphi (\Delta - \theta) - \alpha}{\Delta \text{ sen. } \varphi}$ .  
 La-

Laonde preso  $e$  pel numero, che ha per suo logaritmo iperbolico l'unità, apparisce

$$\psi = \Delta e^{\frac{\alpha - \text{sen. } \varphi (\Delta - \theta)}{\Delta \text{sen. } \varphi}}$$
; dal che si fa noto il luogo del tubo, dove pervenuta che sia l'acqua nel discendere fa acquisto della massima celerità.

## COROLLARIO VI.

250. Se in questa stessa ipotesi di  $\pi^2 = 2f^2$  si fa  $u^2 = 0$ , dall'equazione del Corollario IV. si ricava tanto  $\psi = \Delta$  pel principio del moto, quanto  $(\theta \text{sen. } \varphi + \alpha) \times \left(1 - \frac{\psi}{\Delta}\right) = \psi \text{sen. } \varphi \log. \frac{\Delta}{\psi}$ ; e la radice  $\psi$  di questa equazione trascendente farà conoscere fino a qual luogo del tubo l'acqua discenderà senza poter andare più oltre.

## PROBLEMA XLII.

251. *Supposto il tubo APFB ( Fig. 29 ) di qualunque forma immerso nell'acqua stagnante alla profondità  $\alpha$  sotto il pian di livello, e mantenuto costantemente pieno sino in AB; si cerca la velocità dell'acqua dopo che tanta ne sarà sortita dall'apertura PF quanta contenevasi nello spazio AKVB.*

## SOLUZIONE.

Nel Problema XXXV. si è ottenuta l'equazione  $b - \alpha - \omega - \frac{n^2 u^2}{2f^2} + \frac{n^2 u^2}{2q^2} + \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{\tau} = 0$ , nella quale conviene sostituire  $AB = h$  in luogo di  $q = KV$ , e fare  $\omega = 0$ ; e l'integrale  $\int \frac{ds}{\tau}$  pel caso, in cui ora siamo del vaso mantenuto costantemente pieno, dee pigliarsi in modo, che si annulli quando  $s = ICE = \Delta$ , e che poscia nella sua espressione si ponga  $s = 0$ ,  $\tau = AB = h$ : donde si fa chiaro che  $\int \frac{ds}{\tau}$  diverrà in questa ipotesi una grandezza costante, che chiameremo  $M$ . Siccome pertanto abbiamo  $u^2 = \frac{f^2 v^2}{a^2}$ ; e nominando  $\lambda$  la lunghezza del prisma d'acqua uscito dal foro, ed uguale al volume contenuto nello spazio  $AKVB$ , ritroviamo  $f d\lambda = KkvV = qdr$ ; perciò sostituiti questi valori nella precedente equazione, ella si cangia in  $2(b - \alpha)h^2 d\lambda - h^2 v^2 d\lambda + f^2 v^2 d\lambda + 2fh^2 Mvdv = 0$ . Di qui si ritrae  $d\lambda = - \frac{2fh^2 Mvdv}{2h^2(b - \alpha) - (h^2 - f^2)v^2}$ , e per l'integrazione risulta  $\lambda = \frac{fh^2 M}{h^2 - f^2} \times \log.$

log.  $[2h^2(b - a) - (h^2 - f^2)v^2]$   
 + Cost. Siccome poi  $\lambda$ , e  $v$  si annullano insieme,

nasce Cost.  $= -\frac{fh^2M}{h^2 - f^2} \log. 2h^2(b - a)$ ; e

quindi  $\lambda = \frac{fh^2M}{h^2 - f^2} \log. \frac{2h^2(b - a) - (h^2 - f^2)v^2}{2h^2(b - a)}$ ,

ovvero  $\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M} = \log. \frac{2h^2(b - a) - (h^2 - f^2)v^2}{2h^2(b - a)}$ .

Dunque passando da' numeri a' logaritmi si ac-

quista  $e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}} = \frac{2h^2(b - a) - (h^2 - f^2)v^2}{2h^2(b - a)}$ ;

vale a dire  $v^2 = \frac{2h^2(b - a)}{h^2 - f^2} \left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)$ .

Dunque si avrà la relazione fra la velocità dell'acqua uscente dall'apertura  $PF$ , e la lunghezza del prisma, che si slancia da  $PF$  nel tempo che si smaltisce l'acqua contenuta nel dato spazio  $AKVB$ . Il che era ec.

#### COROLLARIO I.

252. La maniera, colla quale viene determinato l'integrale  $M$ , mostra assai chiaro, che quest'integrale è ordinariamente una quantità negativa; e quindi si fa manifesto, che il ter-

mine trascendente  $e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}$  tanto più s'im-  
 Dd 3 pic-

picciolisce quanto più cresce  $\lambda$ ; ond'è, che ogni qual volta possa dispizzarsi  $f^2$  in paragone di

$h^2$ , e il detto termine divenga  $e^{\frac{\lambda}{fM}}$ , potrà questo averfi per nulla a motivo dell'esponente negativo grandissimo  $\frac{\lambda}{fM}$ . Così otterremo  $v^2 = \frac{2h^2(b-a)}{h^2 - f^2}$ , che è appunto il

Teorema XIX.

Siccome poi non si può in pratica all'acqua, che corre in  $AB$  a risarcire il dispendio di quella che esce pel foro, imprimere la velocità  $\frac{fv}{h}$ , quale appunto esigerebbe la Teoria; ma si fa essa per l'opposto accorrere dolcemente e senza impeto in direzione della sezione  $AB$ , onde la sua velocità è affatto nulla nella direzione della linea centrale; quindi è, che volendosi far servire il calcolo a quest'ipotesi ordinaria sarà espediente fissare  $\frac{fv}{h}$ , ov-

vero  $\frac{f^2 v^2}{h^2} = 0$ . Allora l'equazione differenziale

$$d\lambda = - \frac{2fh^2 M v dv}{2h^2(b-a) - (h^2 - f^2)v^2} \\ = - \frac{2fM v dv}{2(b-a) - \left(1 - \frac{f^2}{h^2}\right)v^2} \quad \text{diventa}$$

$d\lambda$

$$d\lambda = - \frac{2fMv dv}{2(b-a) - v^2}, \text{ ed integrando } \lambda \\ = fM \log. \frac{2(b-a) - v^2}{2(b-a)}; \text{ donde acquistia-} \\ \text{mo } v^2 = 2(b-a) \left( 1 - e^{\frac{\lambda}{fM}} \right).$$

## COROLLARIO II.

253. Se il tubo fosse di larghezza uniforme, l'integrale  $M$  farebbe  $= \frac{s-\Delta}{h}$ , essendo  $\Delta$  tutta la linea centrale, e  $h$  la larghezza uniforme  $= h$ . Perciò fatto  $s = 0$ , come conviene, risulta  $M = - \frac{\Delta}{h}$ ; e di qui

$$v^2 = \frac{2h^2(b-a)}{h^2 - f^2} \left( 1 - e^{\frac{-(h^2 - f^2)\lambda}{fh\Delta}} \right).$$

Per l'altro caso ordinario dell'acqua che lateralmente accorre in  $AB$  senza avere alcuna velocità nella direzione della linea centrale  $li$ , si

$$\text{trova } v^2 = 2(b-a) \left( 1 - e^{\frac{-h\lambda}{f\Delta}} \right).$$

## COROLLARIO III.

254. Se ne' due valori di  $v^2$  ritrovati nel Corollario precedente si sostituisce  $b$  in luogo di  $a$

Dd 4

di

di  $\Delta$ , è manifesto, che si avrà la velocità dell'uscita dal foro ne' vasi cilindrici verticali.

### PROBLEMA XLIII.

255. *Fatte le stesse ipotesi del Problema antecedente, ritrovare il tempo  $t$ , in cui l'acqua uscente dall'apertura del tubo acquista una data velocità.*

### SOLUZIONE.

$$\begin{aligned} \text{Essendo } dt &= \frac{d\lambda}{v}, \text{ e } d\lambda \text{ pel Problema an-} \\ \text{tecedente} &= - \frac{2fh^2 M v dv}{2h^2(b-\alpha) - (h^2 - f^2)v^2}, \\ \text{ne viene } dt &= - \frac{2fh^2 M dv}{2h^2(b-\alpha) - (h^2 - f^2)v^2} = \\ &= - \frac{fhM dv}{[V 2h^2(b-\alpha) + v\sqrt{(h^2 - f^2)}]\sqrt{(2b - 2\alpha)}} \\ &= - \frac{fhM dv}{[\sqrt{2h^2(b-\alpha)} - v\sqrt{(h^2 - f^2)}]\sqrt{(2b - 2\alpha)}}. \end{aligned}$$

Laonde preso l'integrale sarà  $t =$

$$\begin{aligned} &\frac{fhM}{\sqrt{(2b - 2\alpha)}\sqrt{(h^2 - f^2)}} \times \\ \log. &\frac{\sqrt{2h^2(b-\alpha)} - v\sqrt{(h^2 - f^2)}}{\sqrt{2h^2(b-\alpha)} + v\sqrt{(h^2 - f^2)}} + \text{Cost.} \end{aligned}$$

E perchè debbono annullarsi insieme  $t$ , e  $v$ , la Cost. sarà  $= 0$ , e l'integrale sarà completo senza aggiunta di Costante. Il che era ec.

Co-

## COROLLARIO I.

256. Se si suppone, che l'acqua che accorre lateralmente a riparare la perdita dell'effluente, non abbia alcuna velocità nella direzione della linea centrale, allora essendo  $d\lambda =$

$$-\frac{2fMvdv}{2(b-\alpha)-v^2}, \text{ diventa } dt = \frac{d\lambda}{v} = -\frac{2fMdv}{2(b-\alpha)-v^2} = -\frac{fMdv}{[\sqrt{(2b-2\alpha)-v}]\sqrt{(2b-2\alpha)+v}}$$

$$-\frac{fMdv}{[\sqrt{(2b-2\alpha)+v}]\sqrt{(2b-2\alpha)-v}}. \text{ Quindi integrando } t = \frac{fM}{\sqrt{(2b-2\alpha)}} \log. \frac{\sqrt{(2b-2\alpha)-v}}{\sqrt{(2b-2\alpha)+v}}.$$

## COROLLARIO II.

257. Supposto il tubo di larghezza uguale dappertutto, e però  $M = -\frac{\Delta}{h}$ , nasce

$$t = \frac{f\Delta}{\sqrt{(2b-2\alpha)}\sqrt{(h^2-f^2)}} \times$$

$$\log. \frac{\sqrt{2h^2(b-\alpha)+v}\sqrt{(h^2-f^2)}}{\sqrt{2h^2(b-\alpha)-v}\sqrt{(h^2-f^2)}};$$

e pel caso della velocità nulla nella superficie suprema si ha  $t = \frac{f\Delta}{h\sqrt{(2b-2\alpha)}} \times$

$$\log. \frac{\sqrt{(2b-2\alpha)+v}}{\sqrt{(2b-2\alpha)-v}}.$$

Co-

## COROLLARIO III.

258. Se il tubo è cilindrico verticale, e conseguentemente  $M = -\frac{b}{h}$ , risulta  $t =$

$$\frac{fb}{V(2b-2\alpha)V(h^2-f^2)} \times \\ \log. \frac{V2h^2(b-\alpha) + vV(h^2-f^2)}{V2h^2(b-\alpha) - vV(h^2-f^2)};$$

e per l'altro caso  $t = \frac{fb}{hV(2b-2\alpha)} \times$   
 $\log. \frac{V(2b-2\alpha) + v}{V(2b-2\alpha) - v}.$

## PROBLEMA XLIV.

259. Dalla luce d'un tubo mantenuto costantemente pieno, ed immerso nell'acqua stagnante ad una data profondità  $\alpha$  sorte un prisma d'acqua di data lunghezza  $\lambda$ : si domanda il tempo  $t$  trascorso.

## SOLUZIONE.

Nella formola  $dt = \frac{d\lambda}{v}$  surrogato il va-

lore di  $v = \frac{hV2(b-\alpha)}{V(h^2-f^2)} \left( 1 - c \frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M} \right)^{\frac{3}{2}},$   
 ritrovato nel Problema XLII., acquistiamo  $dt =$   
 $d\lambda$

$$\frac{d\lambda \sqrt{(h^2 - f^2)}}{h \sqrt{(2b - 2a)} \sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)}}$$

Pongo ora  $\sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)} = x$ , e differenziando raccolgo  $dx = -$

$$\frac{\frac{(h^2 - f^2)}{2fh^2M} e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}} d\lambda}{\sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)}}, \text{ cioè}$$

$$\frac{d\lambda}{\sqrt{\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right)}} = \frac{-2fh^2Mdx}{(h^2 - f^2)(1 - x^2)}.$$

$$\text{Perlocchè sarà } dt = \frac{-2fhMdx}{(2b - 2a)^{\frac{1}{2}}(h^2 - f^2)^{\frac{1}{2}}(1 - x^2)}$$

$$= - \frac{fhM}{\sqrt{(2b - 2a)}\sqrt{(h^2 - f^2)}} \times \frac{dx}{1 - x}$$

$$- \frac{fhM}{\sqrt{(2b - 2a)}\sqrt{(h^2 - f^2)}} \times \frac{dx}{1 + x}. \text{ Dunque}$$

$$\text{integrando si otterrà } t = \frac{fhM}{\sqrt{(2b - 2a)}\sqrt{(h^2 - f^2)}} \times$$

$$\log. \frac{1 - x}{1 + x} + \text{Cost.} = \frac{fhM}{\sqrt{(2b - 2a)}\sqrt{(h^2 - f^2)}} \times \log.$$

$$\log. \frac{1 - \sqrt{\left(1 - e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}\right)}}{1 + \sqrt{\left(1 - e \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}\right)}} \text{ senz'altra ag-}$$

giunta di Costante, perchè si annullano insieme  $t$ , e  $\lambda$ . Il che era ec.

## COROLLARIO.

260. Nel caso solito, che l'acqua di supplemento accorra lateralmente senza impeto, e non abbia velocità alcuna in direzione della linea centrale, onde  $\frac{f_v}{h}$  sia  $= 0$ , basta sostituire nell'espressione ritrovata del tempo il valore di  $h = \infty$ ; e si troverà  $t = \frac{fM}{V(1b-1a)} \times$

$$\log. \frac{1 - \sqrt{\left(1 - e \frac{\lambda}{fM}\right)}}{1 + \sqrt{\left(1 - e \frac{\lambda}{fM}\right)}}.$$

## PROBLEMA XLV.

261. Ritrovare la quantità d'acqua, che sorte in un dato tempo dall'orifizio d'un vaso o tubo qualunque immerso col suo orifizio nell'acqua stagnante ad una data profondità.

Se-

## SOLUZIONE.

Posta, come dianzi,  $= \lambda$  la lunghezza del prisma d'acqua, che nel tempo  $t$  sbocca dal lume  $f$ , sarà  $f\lambda$  il corpo d'acqua che qui si cerca. Ma

abbiamo veduto essere  $t = \frac{fhM}{\sqrt{(2b-2a)}\sqrt{(h^2-f^2)}} \times$

$$\log. \frac{1 - \sqrt{1 - e^{\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}}{1 + \sqrt{1 - e^{\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}}, \text{ ovvero}$$

$$\frac{t\sqrt{(2b-2a)}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM} =$$

$$\log. \frac{1 - \sqrt{1 - e^{\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}}{1 + \sqrt{1 - e^{\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}}; \text{ perciò fatto}$$

$$\frac{\sqrt{(2b-2a)}\sqrt{(h^2-f^2)}}{fhM} = A, \text{ si ottie-}$$

$$\text{ne } e^{At} = \frac{1 - \sqrt{1 - e^{\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}}{1 + \sqrt{1 - e^{\frac{(h^2-f^2)\lambda}{fh^2M}}}}; \text{ e}$$

quin-

$$\text{quindi } V\left(1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}}\right) = \frac{1 - e^{At}}{1 + e^{At}},$$

$$\text{e quadrando } 1 - e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}} = \frac{(1 - e^{At})^2}{(1 + e^{At})^2},$$

$$\text{cioè } e^{\frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M}} = \frac{(1 + e^{At})^2 - (1 - e^{At})^2}{(1 + e^{At})^2}.$$

$$\frac{4e^{At}}{(1 + e^{At})^2}. \text{ Passo ora dai numeri ai logaritmi, ed ottengo } \frac{(h^2 - f^2)\lambda}{fh^2M} = At + \log. 4$$

$$- 2 \log. (1 + e^{At}); \text{ e in conseguenza } \lambda = \frac{2fh^2M}{h^2 - f^2} \left( \frac{1}{2}At + \log. 2 - \log. (1 + e^{At}) \right).$$

$$\text{Dunque il corpo d'acqua } f\lambda = \frac{2f^2h^2M}{h^2 - f^2} \times$$

$$\left( \frac{1}{2}At + \log. 2 - \log. (1 + e^{At}) \right).$$

Il che era ec.

#### COROLLARIO I.

262. Pel caso ordinario della velocità nulla nella suprema sezione del vaso assumo come pri-

prima  $h = \infty$ , e ritraggo  $A = \frac{V(2b-2\alpha)}{fM}$ ,  
 e il corpo d'acqua ricercato  $f\lambda = 2f^2M \times$   
 $\left( \frac{tV(2b-2\alpha)}{2fM} + \log. 2 - \log. \left( 1 + e^{\frac{tV(2b-2\alpha)}{fM}} \right) \right)$ .

## COROLLARIO II.

263. E' manifesto, che il numero  $At$  è grandissimo tutte le volte che non sia  $t$  affatto picciolo, e perchè l'integrale  $M$  è negativo, ne viene in conseguenza, che sarà  $e^{At}$  una quantità picciolissima e da disprezzarsi. Laonde avremo  $f\lambda = \frac{fhtV(2b-2\alpha)}{V(h^2-f^2)} + \frac{2f^2h^2M}{h^2-f^2} \times \log. 2$ .

Nel caso della velocità nulla nella suprema sezione, si ottiene  $f\lambda = ftV(2b-2\alpha) + 2f^2M \log. 2$ .

## COROLLARIO III.

264. Se l'acqua nel primo istante del moto acquistasse la massima celerità  $v = \frac{hV(2b-2\alpha)}{V(h^2-f^2)}$  ( Problema XXXIV. ), e con questa proseguisse uniformemente, farebbe allora  $\lambda = tv = \frac{thV(2b-2\alpha)}{V(h^2-f^2)}$ ; e perciò  $f\lambda = \frac{fhtV(2b-2\alpha)}{V(h^2-f^2)}$ :  
 il

il che dà a divedere, che in questa ipotesi uscirebbe dall'apertura del tubo tanto più d'acqua di prima quanto è il valore della quantità  $\frac{2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \times \log. 2.$ , la quale è negativa a motivo dell'integrale  $M$  negativo.

## COROLLARIO IV.

265. Se si nomina  $Q$  la quantità d'acqua, che esce dall'apertura del tubo nel tempo  $t$ , e  $Q'$  quella che sorte nel tempo comunque multiplo o submultiplo  $mt$ , si ritrova  $Q = \frac{fht \sqrt{(2b - 2a)}}{\sqrt{h^2 - f^2}} + \frac{2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \log. 2$ , e  $Q' = \frac{mfht \sqrt{(2b - 2a)}}{\sqrt{h^2 - f^2}} + \frac{2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \log. 2$ . Di qui nasce  $Q' = m Q - \frac{(m-1) 2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \log. 2$ .

Dunque la quantità d'acqua versata dal tubo in un tempo multiplo o submultiplo d'un altro è tanto multipla o submultipla della quantità versata nel primo tempo, quanto dello stesso primo tempo è multiplo o submultiplo il secondo col solo divario della quantità  $\frac{(m-1) 2f^2 h^2 M}{h^2 - f^2} \log. 2$ , la quale si aggiunge alla quantità versata nel secondo tempo se è più lungo del primo, e si toglie, se è più corto.

Nel

Nel caso ordinario di  $\frac{fv}{h} = 0$ , ovvero  $h = \infty$ , acquistiamo  $Q = ft \sqrt{(2b - 2a)} + 2f^2 M \log. 2$ ; e  $Q' = mft \sqrt{(2b - 2a)} + 2f^2 M \log. 2 = mQ - (m - 1) 2f^2 M \times \log. 2$ .

Abbiamo fin qui supposto, che ne' vasi e tubi ricurvi gli strati dell' acqua, che esce dall' apertura immersa nell' acqua stagnante, sieno tutti perpendicolari alla linea centrale; e ciò è conforme all' esperienza ogni qual volta si tratta di tubi ricurvi piuttosto ristretti: Ma se i tubi sono di qualche notabil larghezza, gli strati si mantengono sempre orizzontali; e questo è il caso, che ci convien porre a disamina ne' seguenti Problemi.

# PROBLEMA XLVI.

266. Sia un tubo AOLB ( Fig. 36. ) di Fig. 36. qualunque forma, e di notabil larghezza, in cui l'acqua giugne da principio fino in AB, ed esce per l' inferior apertura LO, la quale si trova immersa dentro una conserva d' acqua stagnante alla profondità  $\alpha$ . Nel tempo  $t$  si vuota la parte ACDB del tubo, e durante il movimento si mantiene costante l' assunta orizzontalità degli strati: Si domanda quale sarà dopo il tempo  $t$  la velocità dell' acqua nel passare per una data sezione orizzontale FG.

Ec

So.

## S O L U Z I O N E .

Si facciano le sezioni orizzontali  $AB = h$ ,  $CD = q$ ,  $FG = n$ ,  $MN = z$ ,  $LO = f$ . la linea centrale  $IQT = \Delta$ ,  $IQ = s$ ,  $IE = r$ ,  $IK = b$ ,  $Ig = x$ ,  $Il = \omega$ . Si chiami  $\varphi$  l'angolo  $NQR$  fatto dalla sezione  $NM$  e dalla tangente  $QR$  della linea centrale,  $\mu$  l'angolo simile  $GPS$ ,  $\psi$  l'angolo  $DEH$ , e finalmente  $\beta$  l'angolo  $BIV$  della sezione suprema colla tangente  $IV$ , e  $\delta$  l'angolo  $OT\Pi$  della sezione infima colla tangente  $T\Pi$ .

Ciò posto, se  $u$  esprime la velocità dell'acqua per la data sezione  $FG$  in direzione della tangente  $PS$ , e  $p$  l'altezza della colonna d'acqua, il di cui peso equivale alla pressione, a cui soggiace la sezione indefinita  $MN$ , abbiamo dal Problema XXI. l'equa-

$$\text{zione differenziale } p = x - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{z^2 \text{ sen. } \varphi^2} - \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{z \text{ sen. } \varphi} + \text{Cost.}$$

Siccome pertanto nell'apertura  $LO$  diventa  $p = x +$  l'altezza d'una colonna d'acqua che rappresenta la pressione dell'atmosfera contro la superficie della stagnante, cioè  $p = x + A$ , ed  $x = b$ ,  $z = f$ ,  $\varphi = \delta$ ; quindi deriva Cost. =

$$x + A - b + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{z f^2 \text{ sen. } \delta^2} . \text{ Il perchè}$$

na-

$$\text{nasce } p = A + \alpha - b + x + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2\zeta^2 \text{ sen. } \varphi^2} - \frac{n^2 udu \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi} \times$$

$$\int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi}, \text{ dove dee pigliarsi l'integrale } \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi}$$

in maniera, che svanisca quando  $s = IQT = \Delta$ ,  $\zeta = f$ ,  $\varphi = \theta$ . Ma è stato supposto, che la sezione  $AB$  nel tempo  $t$  sia discesa in  $CD$ , e però  $CD$  non soggiace ad altra pressione che a quella dell'atmosfera equivalente al peso d'una colonna d'acqua di altezza  $= P$ . Dunque  $p$  si cangia in  $P$  allorchè  $x = \omega$ ,  $s = r$ ,  $\zeta = q$ ,  $\varphi = \psi$ . Perlocchè avremo

$$P = A + \alpha - b + \omega + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2q^2 \text{ sen. } \psi^2} - \frac{n^2 udu \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi}, \text{ avendo}$$

riguardo di pigliare l'integrale  $\int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi}$  in mo-

do, che si annulli quando  $s = \Delta$ , e di surrogare poscia nella sua espressione  $r$  in luogo di  $s$ . Ora in questa equazione le quantità  $\omega$ ,  $q$ ,  $\text{sen. } \psi$  per la nota forma del valo sono tutte funzioni di  $r$ : si avrà dunque un'equazione differenziale a due sole variabili  $u$ , ed  $r$ , il di cui rapporto si renderà noto mediante l'integrazione. Il che era &c.

## COROLLARIO I.

267. Qualora la sezione  $CD$  non sia estremamente elevata sopra l'acqua stagnante dove il tubo inferiormente s'immerge, diviene  $P = A$ , e l'equazione si muta in  $\alpha + \omega - b + \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2f^2 \text{sen. } \theta^2} - \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2q^2 \text{sen. } \psi^2} - \frac{n^2 u du \text{sen. } \mu^2}{q dr \text{sen. } \psi} \times \int \frac{ds}{\text{sen. } \varphi} = 0$ .

## COROLLARIO II.

268. Se si nomina  $v$  la velocità, con cui l'acqua esce dall'apertura  $LO$  in direzione della tangente  $T\Pi$ , e  $\lambda$  la lunghezza del prisma d'acqua versata nel tempo  $t$ , acquistiamo  $n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2 = f^2 v^2 \text{sen. } \theta^2$ ,  $q dr \text{sen. } \psi = f d\lambda \text{sen. } \theta$ ; e perchè inoltre  $\text{sen. } \varphi = \frac{dx}{ds}$ , sostituiti questi valori nella precedente equazione, nasce quest'altra  $\alpha + \omega - b + \frac{1}{2}v^2 - \frac{f^2 v^2 \text{sen. } \theta^2}{2q^2 \text{sen. } \psi^2} - \frac{f v dv \text{sen. } \theta}{d\lambda} \int \frac{ds^2}{\text{sen. } \varphi} = 0$ , oppure questa  $\alpha + \omega - b + \frac{1}{2}v^2 - \frac{f^2 v^2 \text{sen. } \theta^2}{2q^2 \text{sen. } \psi^2} - \frac{f^2 v dv \text{sen. } \theta^2}{q dr \text{sen. } \psi} \int \frac{ds}{\text{sen. } \varphi} = 0$ .

Co-

## COROLLARIO III.

269. In quest' ultima equazione supposta l'apertura  $f$  picciolissima in confronto della sezione  $q$ , si possono disprezzare i due termini moltiplicati per  $f^2$ ; ed allora risulta  $\frac{1}{2}v^2 = b - w - \alpha$ , cioè il

## TEOREMA XXIV.

270. Anche nel supposto dell'orizzontalità degli strati la velocità dell'acqua, che sbocca da un picciolissimo lume d'un tubo o vaso sommerso, è dovuta all'altezza dell'acqua, che rimane nel tubo sopra la superficie della stagnante, entro cui il tubo inferiormente s'immerge.

## COROLLARIO IV.

271. Se la linea centrale è una retta verticale, allora essendo  $\beta = \theta = \mu = \psi = \phi = 90^\circ$ , le precedenti equazioni si convertono in quelle del Problema XXXV.

## PROBLEMA XLVII.

272. Inerendo all'ipotesi dell'orizzontalità degli strati, e supponendo ora, che il tubo AOLB sia mantenuto costantemente pieno, e che l'estremità inferiore LO s'immerga nell'acqua stagnante alla profondità  $\alpha$ ; ritrovare la velocità dell'acqua nel passare per una data sezione orizzontale FG, scorso che sia un certo tempo, cioè dopo che AB sarà discesa in CD =  $q$ .

Ee3

So-

## S O L U Z I O N E.

Applicata l'equazione del Problema antecedente all'ipotesi della pienezza costante del tubo, si fa chiaro, che prendendo ora  $P$  per l'altezza d'una colonna d'acqua, il di cui peso rappresenta la pressione dell'atmosfera contro la sezione suprema  $AB$ , l'altezza  $p$  si trasforma in  $P$  allorchè  $x = 0$ ,  $s = 0$ ,  $z = h$ ,  $\phi = \beta$ ; il che somministra l'equazione  $P =$

$$A + a - b + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 f^2 \text{ sen. } \theta^2} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2 h^2 \text{ sen. } \beta^2} - \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds^2}{z dx}, \text{ nella quale l' integrale}$$

$\int \frac{ds^2}{z dx}$  dovrà prenderfi in modo, che svanisca quando  $s = \Delta$ , e poscia nella sua espressione sostituirsi  $s = 0$ ,  $z = h$ ; e ciò cangerà il detto integrale in una quantità costante e determinata. L'onde avremo un'equazione differenziale espressa in funzioni delle due sole variabili  $u$ ,  $r$ ; e però l'integrazione ci farà conoscere il loro rapporto. Il che era ec.

## C O R O L L A R I O I.

273. E' manifesto, che  $\frac{nu \text{ sen. } \mu}{h \text{ sen. } \beta}$  è la velocità dell'acqua nella suprema sezione  $AB$  in direzione della linea centrale. Quindi è che non potrà aver luogo la precedente equazione, se  
l'ac-

l'acqua, che accorre in  $AB$  a supplir quella che viene mancando, non avrà quivi una tale velocità, e nella medesima direzione. Che se all'opposto l'acqua supplitmentaria vi accorrerà dolcemente dai lati senza avere velocità alcuna in direzione della linea centrale, farà mellieri di annullare nella predetta equazione il termine

$$\frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2h^2 \text{sen. } \beta^2}, \text{ ed allora si ottiene } P = A + \alpha - b \\ + \frac{n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2}{2f^2 \text{sen. } \theta^2} - \frac{n^2 u du \text{sen. } \mu^2}{qdr \text{sen. } \psi} \int \frac{ds^2}{\lambda dx}.$$

## COROLLARIO II.

274. Supposto  $P = A$ , cioè la sezione suprema non eccessivamente elevata sopra l'acqua stagnante dove s'immerge l'orifizio del tubo, e parimente  $qdr \text{sen. } \psi = f d\lambda \text{sen. } \theta$ ,  $n^2 u^2 \text{sen. } \mu^2 = f^2 v^2 \text{sen. } \theta^2$ , l'equazione diven-

$$\text{ta } \alpha - b + \frac{1}{2}v^2 - \frac{f^2 v^2 \text{sen. } \theta^2}{2h^2 \text{sen. } \beta^2} - \\ \frac{fvdv \text{sen. } \theta}{d\lambda} \int \frac{ds^2}{\lambda dx} = 0.$$

## PROBLEMA XLVIII.

275. Supposto il tubo ARSB (Fig. 47), Fig. 47.  
di cui tutte le sezioni  $AB$ ,  $HL$ ,  $RS$  ec. orizzontali sieno tanti cerchi uguali, e la linea centrale  $CGI$  un arco di cerchio descritto col raggio  $= a$ , ed avente per tangente la verticale  $CF$ ; e supposta

Ee 4

inoltre

inoltre l'immersione della sua parte inferiore nell'acqua stagnante alla profondità  $\alpha$ , l'orizzontalità degli strati, e la pienezza costante del tubo: si domanda il rapporto fra la velocità dell'acqua, che scende dall'apertura PQ, e la lunghezza del prisma sortito in un dato tempo.

## S O L U Z I O N E.

Prendo l'equazione del Corollario precedente  $a = b + \frac{1}{2}v^2 - \frac{f^2 v^2 \text{sen. } \theta^2}{2h^2 \text{sen. } \beta^2} - \frac{fv dv \text{sen. } \theta}{d\lambda} \int \frac{ds^2}{\lambda dx}$ , ed applicandola al caso presente faccio  $\lambda = h$ ,  $\text{sen. } \beta = 1$ , e nomino  $M$  l'integrale  $\int \frac{ds^2}{\lambda dx}$  da pigliarsi nella maniera prescritta. Quindi ottengo  $2h^2(b - a)d\lambda - h^2 v^2 d\lambda + f^2 v^2 d\lambda \text{sen. } \theta^2 + 2fh^2 M v dv \text{sen. } \theta = 0$ , e conseguentemente  $d\lambda = \frac{-2fh^2 M v dv \text{sen. } \theta}{2h^2(b - a) - (h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2)v^2}$ . Passo ora ad integrare questa equazione, e ritrovo  $\lambda = \frac{fh^2 M \text{sen. } \theta}{h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2} \log. [2h^2(b - a) - (h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2)v^2] - \text{Cost.}$  E poichè  $\lambda$ , e  $v$  debbono svanire insieme, nasce  $\text{Cost.} = -\frac{fh^2 M \text{sen. } \theta}{h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2} \log. 2h^2(b - a)$ ; e perciò  $\lambda = \frac{fh^2 M \text{sen. } \theta}{h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2} \log. \frac{2h^2(b - a) - (h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2)v^2}{2h^2(b - a)}$

$$\frac{fh^2 M \text{ sen. } \theta}{h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2} \log. \frac{2h^2(b - \alpha) - (h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2)v^2}{2h^2(b - \alpha)},$$

$$\text{ovvero } \frac{(h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2)\lambda}{fh^2 M \text{ sen. } \theta} =$$

$$\log. \frac{2h^2(b - \alpha) - (h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2)v^2}{2h^2(b - \alpha)}. \text{ Il perchè fa-}$$

cendo passaggio da' logaritmi ai numeri se ne ricava

$$e^{\frac{(h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2)\lambda}{fh^2 M \text{ sen. } \theta}} = \frac{2h^2(b - \alpha) - (h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2)v^2}{2h^2(b - \alpha)},$$

$$\text{vale a dire } v^2 = \frac{2h^2(b - \alpha)}{h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2} \times$$

$$\left( 1 - e^{\frac{(h^2 - f^2 \text{ sen. } \theta^2)\lambda}{fh^2 M \text{ sen. } \theta}} \right). \text{ Per ritrovare}$$

ora l'integrale  $M$ , cioè  $\frac{1}{h} \int \frac{ds^2}{dx}$ , si offervi, che

presa  $CE = x$ , e  $Gg = ds$ , per la proprietà

del cerchio si ha  $ds = \frac{adx}{\sqrt{(a^2 - x^2)}}$ ,  $\frac{ds^2}{dx} =$

$$\frac{a^2 dx}{a^2 - x^2} = \frac{\frac{1}{2}adx}{a - x} + \frac{\frac{1}{2}adx}{a + x}. \text{ Dunque } \int \frac{ds^2}{dx} =$$

$$\frac{1}{2}a \log. \frac{a+x}{a-x}. \text{ Ma perchè quest' integrale dee}$$

svanire quando  $s = CGI = \Delta$ , ovvero  $x =$

$CF = b$ ; farà perciò  $\int \frac{ds^2}{dx} = \frac{1}{2}a \log. \frac{a+x}{a-x}$

$- \frac{1}{2}a \log. \frac{a+b}{a-b}$ ; e siccome in questa espressione

con-

convien ora assumere  $x = 0$ , nasce in fine  
 $\int \frac{dx^2}{dx} = -\frac{1}{2}a \log. \frac{a+b}{a-b}$ , cioè  $M = -$   
 $\frac{a}{2h} \log. \frac{a+b}{a-b}$ . Laonde sostituito questo valore  
 in quello di  $v^2$ , si ottiene finalmente  $v^2 =$   

$$-\frac{2(h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2) \lambda}{h^2 - f^2 \text{sen. } \theta^2} \left( 1 - e^{afh \text{sen. } \theta \log. \frac{a+b}{a-b}} \right).$$

Il che era ec.

#### ESEMPIO.

276. Si supponga la linea centrale  
 $CI = \Delta = \dots \dots \dots$  un sestanta di  
 $\dots \dots \dots$  semicirconferenza  
 Il semidiametro  $a = \dots \dots \dots$  30 piedi  
 farà  $CF = b = \dots \dots \dots$  15 piedi  
 L'angolo  $SIN = \theta = 60^\circ$ , e  
 però  $\text{sen. } \theta = \sqrt{\frac{3}{4}} = \dots \dots \dots 0,866$   
 $h = \dots \dots \dots 1$   
 $f = \dots \dots \dots \frac{1}{4}$   
 $\log. \text{iperb. } \frac{a+b}{a-b} = \log. \text{ip. } 3 = \dots \dots 1,0986$   
 Avremo quindi  $v^2 =$

$$\frac{2 \cdot 64 (b - a)}{61} \left( 1 - e^{\frac{2 \cdot 61 \lambda}{480 \cdot 0,866 \cdot 1,0986}} \right) =$$

$$\frac{2 \cdot 64}{61} (b - a) \left( 1 - e^{-0,266 \lambda} \right).$$

co-

## COROLLARIO.

277. Nell'ordinaria ipotesi, che l'acqua riparatrice della erogata accorra lateralmente in  $AB$  senza concepire alcuna velocità in direzione della linea centrale, onde abbiassi  $\frac{f_v \text{ sen. } \theta}{h} = 0$ , basterà supporre  $h = \infty$  nel valore di  $v^2$ , e si consegnerà per questa ipotesi  $v^2 =$

$$\frac{-2h\lambda}{2(b-a) \left( 1 - e^{af \text{ sen. } \theta \log. \frac{a+b}{a-b}} \right)} =$$

$$2(b-a) \left( 1 - e^{-0,2804\lambda} \right).$$

278. Si presenta qui un caso inaspettato e singolarissimo, che merita di essere esaminato con attenzione. Allorchè la linea centrale  $CGI$  è un quadrante circolare, l'orizzontale  $FI$  diventa  $= CF$ , e tangente della linea centrale in  $I$ , e però  $\theta = 0$ ,  $a = b$ . Perlocchè il valore di  $v^2$  si cangia in

$$\frac{-2h\lambda}{2(b-a) \left( 1 - e^{af \times 0 \log. \frac{2a}{0}} \right)};$$

chè si fa essere la quantità  $0 \log. \frac{2a}{0} = 0$ , ne

$$\frac{-2h\lambda}{viene in conseguenza, che sarà e^{af \times 0 \log. \frac{2a}{0}} =$$

$$= e^{-\infty} = \frac{1}{e^{\infty}}, \text{ vale a dire infinitesima.}$$

Dunque  $v^2 = 2(b - a)$ , ed  $\frac{1}{2}v^2 = b - a$ , cioè l'altezza dovuta alla velocità nell'apertura del vaso è l'altezza stessa dell'acqua del vaso sopra la superficie della stagnante, qualunque sia l'apertura  $f$ , per modo che, quand'anche il vaso fosse senza fondo, ossia  $f = h$ , la velocità dell'uscita sarebbe la stessa che se l'apertura fosse picciolissima, ed anche infinitesima; il che sembra ripugnare a ciò che altronde si conosce delle velocità dell'acqua nell'uscire dalle aperture dei vasi. Pare qui adunque, che il calcolo si trovi in difetto, o anzi a non altro serva che a condurre fuori di strada. Ma se dirittamente si esamina, si scorgerà di leggieri, che qui il calcolo risponde precisamente e a rigore a quanto gli si domanda. In fatti si vuol sapere, qual sarà la velocità dell'acqua all'uscire dal foro  $PQ$  in direzione della linea centrale; e perchè questa direzione è orizzontale quando la linea centrale  $CI$  è un quadrante circolare, avendo allora per tangente la retta orizzontale  $FS$ , perciò la dimanda si riduce a voler conoscere, la velocità, con cui l'acqua forte in direzione orizzontale dal foro. Ora quand'anco il vaso sia senza fondo, non può l'acqua uscire in direzione orizzontale, perchè incontra nella sponda  $S$  del vaso un impedimen-

to

to all' uscita . Quindi è , che la velocità ricercata non può essere una velocità *attuale* , ma unicamente *virtuale* , quale appunto è sempre nello stato di acqua stagnante : ed in questo caso è evidente , che la velocità *virtuale* sarà dovuta all' altezza della sezione suprema del vaso sopra la superficie dell' acqua in cui trovasi immerso . Ed ecco come il calcolo risponde sempre a dovere per chi ne intende il linguaggio .



## S E Z I O N E VIII.

*Del Riflusso dell' acqua ne' vasi sommersi .*

279. **A** avendo fin qui considerato il moto dell' acqua, che discende dentro i vasi sommersi, resta ora ad esaminare il moto dell' acqua, che ascende: imperciocchè siccome l' acqua nel discendere per l' impeto concepito si porta al di là del livello dell' esterna stagnante, dove il vaso s' immerge, viene quindi costretta per la pressione di questa a risalire, formando così con fissatto moto alterno una specie di flusso e riflusso, o sivero di oscillazione. Passiamo pertanto al

## P R O B L E M A XLIX.

Fig. 48.

280. Il vaso, o tubo AFGB (Fig. 48) di qualunque forma trovasi tuffato in una conserva d' acqua stagnante all' altezza TI sopra la sezione infima orizzontale FG, essendo TX il pian di livello dell' acqua esterna stagnante: L' acqua interna, che riempiva il tubo, e che esce pel foro PQ, è discesa fino in RZ alla massima profondità TS sotto la superficie dell' esterna, e quivi è obbligata ad ascendere dallo sforzo, che fa l' acqua esterna stagnante contro la sezione del foro PQ: Ciò stan-  
te

*te, e supposta l'orizzontalità degli strati, cercasi la velocità dell'acqua ascendente nel passare per una data sezione orizzontale DE in direzione della linea centrale scorso che sia un certo tempo, ovvero dopo che la sezione suprema sarà salita in HK.*

## S O L U Z I O N E.

Dal punto infimo *I* della linea centrale *COI* si conduca in alto la retta verticale *Iβ*, e si faccia

$$IT = . . . . . \alpha$$

$$I\Delta = . . . . . \omega$$

$$IV = . . . . . x$$

$$IS = . . . . . \varepsilon$$

$$IO = . . . . . s$$

$$IU = . . . . . r$$

$$MN = . . . . . \zeta$$

$$DE = . . . . . n$$

$$HK = . . . . . q$$

$$PQ = . . . . . f$$

La velocità ricercata per

la data sezione *DE* = . . . . . *u*

La velocità dell'ingresso

pel foro *PQ* = . . . . . *v*

L'angolo *PIm'* fatto dalla

sezione infima, e dalla linea centrale = . . . . . *θ*

L'angolo *MOo* = . . . . . *φ*

L'angolo *HUu* = . . . . . *ψ*

L'angolo *DgU* = . . . . . *μ*

Si tirino quindi la sezione *un* infinitamente  
prof-

prossima alla indefinita  $MN$ , e la  $hk$  pure infinitamente vicina alla suprema  $HK$ , e sia  $MNnm = HKkh$ . Ciò posto, le forze che agiscono sull'elemento  $MNnm$  sono le seguenti: 1.º il suo proprio peso  $= \gamma dx$ , che lo sollecita d'alto in basso in direzione verticale, e che in direzione  $oO$  della linea centrale agisce con una forza  $= \gamma dx \text{ sen. } \varphi$ . 2.º La pressione dell'acqua contenuta in  $MFGN$  contro la superficie  $MN$ , la qual pressione equivale al peso d'un prisma d'acqua, che ha  $MN$  per base e  $p$  per altezza, cioè è  $= p\gamma$ , essendo  $p$  una funzione di  $x$ , ovvero  $s$ : quest'altezza  $p$  sarebbe quella, a cui si sofferrebbe l'acqua in un cannello verticale adattato in  $M$  alla parete del vaso. Risolvendo questa pressione, che si esercita dal basso all'alto verticalmente contro  $MN$ , in due altre, una secondo  $Oo$ , l'altra in direzione perpendicolare ad  $Oo$ , si trova la prima di queste due  $= p\gamma \text{ sen. } \varphi$ . 3.º La pressione esercitata verticalmente d'alto in basso dall'acqua superiore, cioè contenuta in  $mnKH$  contro la superficie  $mn$ ; e questa viene rappresentata dal peso d'un prisma d'acqua eretto verticalmente sopra  $mn$  all'altezza  $p + dp$ , essendo  $dp$  positivo o negativo secondo l'indole della quantità variabile  $p$ , che è sempre una funzione di  $x$ : e però trovasi essa  $= mn \times (p + dp) = \gamma (p + dp)$ , e mediante la risoluzione trovasi il suo sforzo in direzione di

$oO$

$oO = r (p + dp) \text{ sen. } \phi$ . Da tutto ciò apparisce, che l'elemento  $Mn$  è spinto nella direzione di  $Oo$  dalla forza motrice  $p r \text{ sen. } \phi$ , e nella direzione opposta  $oO$  dalle due forze motrici  $r dx \text{ sen. } \phi$ ,  $r (p + dp) \text{ sen. } \phi$ . Dunque tutta la forza motrice dell'elemento nella direzione  $Oo$  si ridurrà  $= p r \text{ sen. } \phi - r dx \text{ sen. } \phi - r (p + dp) \text{ sen. } \phi = - r dx \text{ sen. } \phi - r dp \text{ sen. } \phi$ , e dividendo per la massa  $r dx$ , si ha la forza acceleratrice dell'elemento nella direzione del moto dell'acqua  $=$

$$-\frac{(dx + dp) \text{ sen. } \phi}{dx} = -\frac{dx + dp}{ds}.$$

Offer-  
vifi ora, che effendo  $u$  la velocità dell'acqua per la data sezione  $DE$  in direzione della linea centrale, la velocità per la sezione indefinita  $MN$  in direzione di  $Oo$  sarà pel Teorema IV.  $= \frac{nu \text{ sen. } \mu}{r \text{ sen. } \phi} = y$ . Laonde dal principio

delle forze acceleratrici si ritrae  $-\frac{dx + dp}{ds} ds$   
 $= - y dy (a) = - \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{r^2 \text{ sen. } \phi^2} +$   
 $\frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 (d r \text{ sen. } \phi + r d \phi \cos. \phi)}{r^3 \text{ sen. } \phi^3}$ . E per-  

Ff
chè

---

(a) Si prende qui  $dy$  negativo, perchè la velocità  $y$  a misura che l'acqua ascende va scemando ficcome va scemando l'impulso dell'acqua esterna contro il fore  $PQ$ .

chè  $MNnm = HKkh$ , cioè  $\tau ds \text{ sen. } \phi = qdr \text{ sen. } \psi$ , oppure  $\tau \text{ sen. } \phi = \frac{qdr \text{ sen. } \psi}{ds}$ , si

otterrà  $-dx - dp = -\frac{n^2 u du ds \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi \tau \text{ sen. } \phi} + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 (d\tau \text{ sen. } \phi + \tau d\phi \cos. \phi)}{\tau^3 \text{ sen. } \phi^3}$ , vale

a dire  $dp = -dx + \frac{n^2 u du ds \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi \tau \text{ sen. } \phi} - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 (d\tau \text{ sen. } \phi + \tau d\phi \cos. \phi)}{\tau^3 \text{ sen. } \phi^3}$ . Pas-

sando ad integrare questa equazione si riguardino come variabili le  $\tau$ ,  $x$ ,  $s$ ,  $\phi$  che dipendono dal luogo indefinito  $M$  del vaso, e come costanti le  $u$ ,  $r$ ,  $q$ ,  $\psi$ , le quali, qualunque sia lungo tutto il tratto  $HR$  del vaso il luogo  $M$ , rimangono le stesse. Nasce adunque

$$p = -x + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2\tau^2 \text{ sen. } \phi^2} + \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{qdr \text{ sen. } \psi} \times$$

$\int \frac{ds}{\tau \text{ sen. } \phi} + \text{Cost.}$  Si determina la Cost. con riflettere, che nell'orifizio  $PQ$  diventa  $x = 0$ ,  $\tau = f$ ,  $\phi = \theta$ ,  $p = A + \alpha$ , essendo  $A$  l'altezza della colonna d'acqua equiponderante all'atmosfera, da cui viene premuta la superficie  $XT$  dell'acqua stagnante, ed  $\alpha$  l'altezza  $TI$  dell'acqua stagnante sopra il foro, con-

contro il quale la stessa stagnante preme in ragione della sua altezza. Il perchè risulta Cost.

$$= A + \alpha - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2}, \text{ e quindi } p = A$$

$$+ \alpha - x - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2} + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2\zeta^2 \text{ sen. } \varphi^2} +$$

$$\frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi}, \text{ avendo riguardo di pigliare l'integrale } \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi} \text{ in modo, che sva-$$

nisca quando  $s = 0$ . Ma poichè contro la sezione suprema  $HK$  non preme che l'atmosfera con uno sforzo rappresentato dal peso d'una

colonna d'acqua di altezza  $P$ , ed è quivi  $x = \omega$ ,  $\zeta = q$ ,  $\varphi = \psi$ ,  $s = r$ ; perciò,

fatte queste sostituzioni, si ricava  $P = A +$

$$\alpha - \omega - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2} + \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2q^2 \text{ sen. } \psi^2} +$$

$$\frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi}, \text{ ovvero, essendo } P =$$

$$A, \alpha - \omega - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2} + \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi} = 0,$$

$$A, \alpha - \omega - \frac{n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2}{2f^2 \text{ sen. } \theta^2} + \frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi} = 0,$$

$$\frac{n^2 u du \text{ sen. } \mu^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi} = 0,$$

$$\text{dove dee pigliarsi l'integrale } \int \frac{ds}{\zeta \text{ sen. } \varphi} \text{ in maniera, che svanisca insieme con } s, \text{ e che acquisti}$$

il suo compimento con porre  $r$  in luogo di  $s$ .

Ff 2

Ora

Ora poichè in questa equazione le quantità  $\omega$ ,  $q$ ,  $\text{sen. } \psi$  sono funzioni di  $r$ , l'integrazione di lei ci farà conoscere la relazione fra  $u$ , ed  $r$ , come si ricercava. Il che era ec.

## COROLLARIO I.

281. Chiamata  $v$  la velocità dell'acqua nell'ingresso per l'apertura  $PQ$  in direzione della linea centrale  $Im$ , si acquista  $n^2 u^2 \text{ sen. } \mu^2 = f^2 v^2 \text{ sen. } \theta^2$ , ed  $n^2 u du \text{ sen. } \mu^2 = f^2 v dv \times \text{sen. } \theta^2$ , e l'equazione precedente si trasforma in  $\alpha - \omega = \frac{1}{2} v^2 + \frac{f^2 v^2 \text{ sen. } \theta^2}{2 q^2 \text{ sen. } \psi^2} + \frac{f^2 v dv \text{ sen. } \theta^2}{q dr \text{ sen. } \psi} \int \frac{ds}{r \text{ sen. } \varphi} = 0$ .

## COROLLARIO II.

282. Se il lume  $f$  è picciolissimo in paragone della suprema sezione  $q$ , nell'equazione del Corollario precedente si possono disprezzare i due ultimi termini, e si ritrae  $\frac{1}{2} v^2 = \alpha - \omega$ , cioè il seguente

## TEOREMA XXV.

283. In un vaso o tubo sommerso dentro un recipiente d'acqua la velocità, con cui questa entra nel tubo per un picciolissimo lume aperto nel fondo, è dovuta all'altezza dell'acqua esterna del recipiente sopra l'interna del tubo.

## COROLLARIO III.

284. Se si suppone  $\mu = \delta = \psi = \varphi = 90^\circ$ , l'equazione del Problema antecedente diventa  $\alpha - \omega - n^2 u^2 \left( \frac{1}{2f^2} - \frac{1}{2q^2} \right) + \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{ds}{r} = 0$ , e quella del Corollario I. si cangia in  $\alpha - \omega - \frac{1}{2} v^2 + \frac{f^2 v^2}{2q^2} + \frac{f^2 v dv}{q dr} \int \frac{ds}{r} = 0$ .

## PROBLEMA L.

285. Ritrovare la velocità dell'acqua, che in un vaso prismatico verticale tuffato in un recipiente d'acqua stagnante, passa per una data sezione del vaso ascendendo dentro il medesimo per l'impulso dell'acqua esterna contro il foro aperto nel fondo, nell'ipotesi che il fondo sia sommerso alla profondità  $\alpha$  sotto il livello della stagnante.

## SOLUZIONE.

In questo caso abbiamo  $n = q = r$ ,  $r = \omega$ , e l'integrale  $\int \frac{ds}{r} = \frac{s}{n}$ , il quale si annulla, come è dovere, quando  $s = 0$ , e riceve il suo compimento ponendo  $s = r = \omega$ , e però nasce  $\int \frac{ds}{r} = \frac{\omega}{n}$ . Perciò l'equazione

$$\text{Ff} \quad \alpha$$

$$\alpha - \omega - n^2 u^2 \left( \frac{1}{2f^2} - \frac{1}{2q^2} \right) + \frac{n^2 u du}{q dr} \int \frac{dr}{r} \\ = 0 \text{ si trasforma in } \alpha - \omega + \frac{1}{2} u^2 - \frac{n^2 u^2}{2f^2}$$

$$+ \frac{\omega u du}{d\omega} = 0, \text{ ovvero in } 2(\alpha - \omega) d\omega$$

$$+ \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) u^2 d\omega + 2\omega u du = 0. \text{ Si}$$

moltiplichi questa equazione per  $\omega^{-\frac{n^2}{f^2}}$ , onde

$$\text{risulti } 2(\alpha - \omega) \omega^{-\frac{n^2}{f^2}} d\omega + \left( 1 - \frac{n^2}{f^2} \right) \times$$

$$u^2 \omega^{-\frac{n^2}{f^2}} d\omega + 2\omega^{1-\frac{n^2}{f^2}} u du = 0; \text{ ed il suo}$$

$$\text{integrale sarà } \frac{2f^2 \alpha \omega^{1-\frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2} - \frac{2f^2 \omega^{2-\frac{n^2}{f^2}}}{2f^2 - n^2}$$

$$+ u^2 \omega^{1-\frac{n^2}{f^2}} + \text{Cost.} = 0. \text{ La Cost.}$$

si determina con osservare, che incomincia l'acqua ad ascendere nel tubo allorchè  $\omega = IS = \epsilon$ . Dunque posto  $\pi = 0$  quando  $\omega = \epsilon$ ;

$$\text{si ha Cost.} = \frac{2f^2 \epsilon^{2-\frac{n^2}{f^2}}}{2f^2 - n^2} - \frac{2f^2 \alpha \epsilon^{1-\frac{n^2}{f^2}}}{f^2 - n^2}$$

Per-

Perlocchè fatte le debite operazioni si trova

$$u^2 = \frac{2f^2\alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{\varepsilon}{\omega} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) - \frac{2f^2\varepsilon}{n^2 - 2f^2} \times$$

$$\left( \frac{\omega}{\varepsilon} - \left( \frac{\varepsilon}{\omega} \right)^{1 - \frac{n^2}{f^2}} \right) = \frac{2f^2\alpha}{n^2 - f^2} \times$$

$$\left( 1 - \left( \frac{\omega}{\varepsilon} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right) - \frac{2f^2\varepsilon}{n^2 - 2f^2} \times$$

$$\left( \frac{\omega}{\varepsilon} - \left( \frac{\omega}{\varepsilon} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right). \text{ Il che era ec.}$$

*Riflessioni sopra i due Problemi precedenti.*

286. Chiamata a disamina la formola ora ri-

trovata  $u^2 = \frac{2f^2\alpha}{n^2 - f^2} \left( 1 - \left( \frac{\omega}{\varepsilon} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right)$

$- \frac{2f^2\varepsilon}{n^2 - 2f^2} \left( \frac{\omega}{\varepsilon} - \left( \frac{\omega}{\varepsilon} \right)^{\frac{n^2}{f^2} - 1} \right)$  si scorge im-

mantinente, che questa in molte circostanze  
 somministra de' risultati visibilmente falsi, e con-  
 trarij all' esperienza, come per esempio quando  
 $\varepsilon = 0$ , cioè quando il tubo affatto vuoto s'im-  
 merge nell' acqua stagnante; così pure quando

Ff 4

f,

*f*, ossia il foro è picciolissimo in confronto della base *n* del cilindro, ec. Anche il Sig. Ab. BOSSUT<sup>i</sup> (a) applicando il famoso Principio Dinamico dei Signori D'ALEMBERT, e FONTAINE al Problema de' vasi sommersi ritrova un'equazione differenziale, la quale, qualora sia debitamente integrata, produce una formola simile alla nostra precedente: ma perchè questo dotto Geometra non passò all'integrazione della sua equazione differenziale, e non potè quindi esaminarne il risultato; perciò credette di poter asserire, che *lorsqu' on voudra appliquer toute cette théorie à des exemples particuliers, . . . . on trouvera qu' elle s' accorde assez bien avec l' experience, sinon pour le commencement du mouvement, du moins après un certain tems, et lorsque le fluide a acquis quelque hauteur dans le cylindre.*

SE-

---

(a) Hydrod. tom. 1. Part. II. Note 9. pag. 362.



## S E Z I O N E IX.

*Delle Clepsidre, o Vasi, che per un picciol foro si vanno vuotando del liquido contenuto.*

287. **E'** noto agli eruditi Indagatori delle Antichità, che fra gli altri ordigni, di cui facean uso gli Antichi, per misurare il tempo, uno de' più acclamati era l'oriuolo ad acqua, denominato *Cleffidra*, a cui davano per diletta l'occhio, e formare un grazioso spettacolo di varie figure e grandezze tutte ornate in varj modi con più, o meno d'arte; come può vederfi nelle *Osservazioni* sopra VITRUVIO del Medico PERRAULT, di cui seguita tutti i passi il celebre Storico dell' *Astronomia* ove di ciò fa parola. Se si considera la cosa sotto un aspetto puramente scientifico e per quella parte, che può appartenere all'Idraulica, tutto si riduce al Problema di saper misurare il tempo, in cui la superficie d'un fluido contenuto in un vaso d'una certa forma si abbassa di una data altezza. Ecco dunque generalmente il

## P R O B L E M A LI.

288. *Dato un vaso di qualunque forma avente un picciolissimo orifizio verso il fondo, ed empito d'acqua fino ad una data altezza sopra l'orifizio; vuolsi*

*vuolſi determinare il tempo , che queſt' acqua uſceni-  
do dal foro impiega ad abbaffarſi d' un' altezza no-  
ta qualunque .*

## S O L U Z I O N E .

Se ſi ſuppone il foro infinitamente piccio-  
lo ( al qual ſuppoſto nello ſtato Fiſico della  
quiſtione ſuppliſce ſenza notabile divario una  
picciolezza anche non eccessiva ), ſi è già di-  
moſtrato, che l' acqua eſce dal foro colla ve-  
locità dovuta all' altezza di lei ſopra il foro  
ſteſſo, vale a dire con quella medefima veloci-  
tà, che acquiſta un grave nel cadere da tale  
altezza . Sicchè nominando  $a$  l' altezza primiti-  
va dell' acqua ſopra l' orifizio ;  $x$  la diſceſa fat-  
ta dall' acqua nel tempo  $t$  ; e però  $a - x$   
l' altezza dell' acqua ſopra l' orifizio dopo il tem-  
po  $t$  ;  $\omega$  l' area dell' orifizio ; e finalmente  $\alpha$   
l' altezza, da cui caſca un grave nel tempo  $\theta$  ,  
le leggi dell' accelerazione de' gravi danno  
 $\frac{\theta \sqrt{a - x}}{\sqrt{\alpha}}$  pel tempo della caduta d' un gra-  
ve dall' altezza  $a - x$  , e in queſto ſteſſo tem-  
po uſcirebbe dall' orifizio un priſma d' acqua di  
baſe  $= \omega$  , e di altezza  $= 2(a - x)$  , qua-  
lora però ſi manteneſſe coſtante la velocità do-  
vuta all' altezza  $a - x$  : onde con tal velocità  
coſtante la quantità d' acqua uſcita nel tempo  
 $\frac{\theta \sqrt{a - x}}{\sqrt{\alpha}}$  farebbe  $2\omega(a - x)$  . Eſſendo  
per-

pertanto proporzionali ai tempi le quantità d'acqua uscite colla stessa velocità uniforme, la quantità uscita colla detta velocità nel tempo  $t$ , per l'analogia  $\frac{\theta \sqrt{a-x}}{\sqrt{a}} : t :: 2\omega \times$

$(a-x) : \frac{2t\omega\sqrt{a}\sqrt{a-x}}{\theta}$ , riuscirebbe

$= \frac{2t\omega\sqrt{a}\sqrt{a-x}}{\theta}$ . Ma nel tempicciuolo

infinitesimo  $dt$  quella velocità si mantiene realmente uniforme: dunque fatta la proporzione  $t : dt :: \frac{2t\omega\sqrt{a}\sqrt{a-x}}{\theta}$ :

$\frac{2\omega dt\sqrt{a}\sqrt{a-x}}{\theta}$ , la quantità uscita nel

tempicciuolo  $dt$  farà  $= \frac{2\omega dt\sqrt{a}\sqrt{a-x}}{\theta}$ .

Ora questa stessa quantità (chiamando  $X$  la superficie o falda suprema dell'acqua corrispondente all'altezza  $a-x$ , e  $dx$  il suo abbassamento nell'istante  $dt$ ) è anche

$= Xdx$ ; conseguentemente risulta l'equazione  $\frac{2\omega dt\sqrt{a}\sqrt{a-x}}{\theta} = Xdx$ , dalla quale deriva

$dt = \frac{\theta}{2\omega\sqrt{a}} \cdot \frac{Xdx}{\sqrt{a-x}}$ , ed integrando

$t = \frac{\theta}{2\omega\sqrt{a}} \int \frac{Xdx}{\sqrt{a-x}}$ . Dal che apparisce, che

data la figura del vaso, cioè la relazione fra  $X$ ,

$X$ , ed  $x$  si conosce il tempo cercato; siccome pure data la relazione di  $t$  ad  $x$  si fa nota la  $X$ , e quindi la figura del vaso. Il che era ec.

## S C O L I O I.

289. In grazia di que' lettori geometri, i quali non disgradano le ricerche erudite in cose appartenenti alla loro Facoltà, fiammi permesso quest' unica volta toccar qui alcuni punti intorno all' origine e all' uso delle Clepsidre presso gli Antichi in conferma e supplimento di quel poco, che trovo da altri notato su questo curioso argomento.

Le Clepsidre, il cui vocabolo deriva da κλεπτω, *condo*, e da ὕδωρ, *aqua*, sebbene d' ordinario fossero ad acqua, ve ne furono però anco a mercurio. Credonfi inventate in Egitto sotto i TOLOMEI, come altresì gli orologj solari, valendosi di quelle gli Egiziani principalmente in tempo d' inverno, di questi in estate. Alla classe delle Clepsidre si riduce parimente la famosa Macchina Idraulica inventata verso la metà del secondo secolo avanti l' era volgare da CTESIBIO ALESSANDRINO, il quale incoraggiato dalla sua sorprendente scoperta dell' Organo Idraulico si valse de' più ingegnosi artifizj meccanici per ottenere una misura del tempo, e fabbricò a tal uopo una macchina regolata da ruote dentate, le quali messe in moto dall' impulso dell' acqua corrente comunicavano  
il

il movimento ad una colonna, su cui erano segnati alcuni caratteri per indicare i mesi e le ore. Nel tempo stesso che l'acqua dava urto alle ruote, sollevava una piccola statua, la quale con una bacchetta mostrava i mesi e le ore impresse sulla colonna. Ma della Clepsidra ordinaria abbiamo la descrizione in SUIDA, il quale la caratterizza così: *vas est, angustissimum ore circa fundum, quod guttatim aqua defluente certum temporis spatium notabat, quo tempore non modo privatim declamabant rhetores, sed etiam in foro actor et reus aequali spatio perorabant*. E questa è quella Clepsidra famosa, alla quale gli Oratori, e gl' Istoricì fanno così spesso allusione con tante espressioni allegoriche, che ARPOCRAZIONE compose espressamente un libro per darne la spiegazione. Quivi egli asserisce, che con questo stromento si misurava il tempo delle aringhe de' più valenti Oratori, e rende ragione de' noti proverbj, ἐν τῷ ἐμεῦ ὕδατι δεῖξαι, egli parla nella mia acqua, cioè nel tempo a me destinato; e τὸν κλεψυδριον μετεχειν, vivere del prodotto delle declamazioni, regulate dallo scolo della Clepsidra. Siccome era costume di versare tre parti d'acqua uguali nel vaso, una per l'accusatore, l'altra per l'accusato, la terza pel giudice, una tal costumanza fece nascere le espressioni usitate, che s'incontrano in ESCHINE, πρῶτον, δεύτερον, τρίτον ὕδωρ. A questo solo uso era destinata nel Foro d'Atene

una.

una Fontana guardata da un leone di bronzo; sul quale tenevasi assiso colui, che avea l'incarico di distribuir l'acqua nel vaso per regola de' pubblici giudizj; ed un Inspettore eletto a sorte dovea aver cura, che l'acqua fosse ugualmente distribuita. Avendo riguardo a questa limitata distribuzione d'acqua, che circoscriveva dentro certi confini le aringhe degli Oratori, PLATONE ebbe a dire con verità, che gli Oratori erano schiavi, laddove i Filosofi erano liberi, perchè questi si estendevano ne' loro discorsi senza alcun impedimento o restrizione, e quelli per l'opposto erano subordinati allo scolo dell'acqua d'una miserabile Clepsidra, che gli obbligava a tacere, *κατεπέλγει γὰρ ὕδωρ ῥέον*.

Un siffatto uso passò senza alcuna alterazione dal Foro d'Atene in quello di Roma: Quindi è, che sì spesso s'incontrano nelle opere de' latini Scrittori quelle espressioni *aqua mihi haeret*; *aquam perdere*, e talvolta quell'altra *silentium clepsydra indicare*, e parimente *paucioribus clepsydriis rem absolvere*, ed altre simili. Allorchè l'Oratore per ubbidire alla legge si trovava costretto ad interrompere un discorso, che era stato il frutto di molte veglie, dicevasi *in actione aqua deficit*: e quando i Giudici per straordinaria indulgenza raddoppiavano il tempo, che veniva dalla legge accordato, ciò esprimevasi colla formola *clepsydram clepsydrii addere*

*dere*, siccome coll' altra locuzione *aquam suspendere* veniva significata la sospensione del gocciolamento della Clepsidra, di cui sempre si arrestava lo scolo negl' intervalli, in cui si faceva la lettura degli atti relativi al discorso dell' Oratore, ma non formanti corpo con esso, quali erano la deposizione de' testimonj, il testo d' una legge, il tenore d' un decreto, ed altri consimili.

Ma perchè la cura di metter l' acqua nella Clepsidra riguardava un ministero inferiore, e le persone, che lo esercitavano erano d' ordinario d' un carattere basso ed abbietto, quindi avveniva, che ad onta della severità della legge frequentissime erano le frodi, che venivano in ciò praticate. Si immaginò ogni sorta di artificio e d' astuzia per accelerare o ritardare l' uscita dell' acqua, ora mettendo in opra acque più o meno dense, rese anche tali dall' arte, ora distaccando o aggiugnendo della cera alla capacità del vaso, ora aumentando o diminuendo il picciol foro, da cui l' acqua scaturiva: e l' abuso, la venalità e la corruttela giunsero finalmente a tal segno, che la Clepsidra non tramandava più l' acqua con regolarità e giustizia se non per le persone senza credito e senza potere, avvegnacchè i ricchi e i potenti avevano sempre i mezzi di farla correre come più loro piaceva a seconda del proprio interesse.

Non tutte le Clepsidre erano della medesima

ma

ma capacità, come può inferirsi dalle parole del giovine PLINIO, il quale nell' undecima epistola del Libro secondo così si esprime: *Dixi horis pene quinque: nam duodecim Clepsydris, quas spatiosissimas acceperam, sunt additae quatuor*: dal che si scorge pur anco, che ciascuna di queste fedici Clepsidre era un poco meno di 19 minuti d'ora; se non che essendosi attitata la Causa, di cui PLINIO favella nella citata epistola, nel mese di Gennajo, quando per la brevità de' giorni solevano esser più brevi le ore romane, que' 19. minuti possono per avventura equivalere ai 15, ossia al quarto delle nostre ore volgari. Solevano gli Oratori dimandare ai Giudici un certo numero di Clepsidre per la durata delle loro aringhe, e i più loquaci e molesti ne dimandavano con ostinazione più del dovere, testimonio quel CECILIANO presso MARZIALE, il quale essendo solito a bere dell' acqua in mezzo al discorso per rifocillare le forze, viene pregato dal Poeta a bere l' acqua della Clepsidra per liberar dalla noja i suoi uditori:

*Septem Clepsydras magna tibi voce petenti  
Arbiter invitus, Caeciliane, dedit.*

*At tu multa diu dicis: vitreisque tepentem  
Ampullis potas semisupinus aquam.*

*Ut tandem saties vocemque sitimque, rogamus,  
Jam de Clepsydra, Caeciliane bibas (a).*

Le

---

(a) Mart. L. VI. Epigr. 35.

Le Clepsidre, di cui qui parliamo, erano in uso anche all'armata per divider le veglie alle sentinelle, di che fanno fede gli antichi Scrittori di Tattica; e fra gli altri VEGEZIO dice espressamente: *vigilias nocturnas in quatuor partes ad Clepsydrum divisas esse, ut non amplius quam tribus horis nocturnis necesse sit vigilare (a)*: Ed è finalmente memorabile l'osservazione fatta da GIULIO CESARE approdato coll' esercito in Inghilterra, dove per mezzo delle Clepsidre si assicurò, che le notti vi erano più corte che nel continente: *complures praeterea, dic' egli (b), minores objectae insulae existimantur, de quibus insulis nonnulli scripserunt, dies continuos XXX. sub bruma esse noctem. Nos nihil de eo percunctationibus reperiebamus, nisi quod certis ex aqua mensuris breviores esse noctes quam in continente videbamus.*

Per ultimo non è da tralasciarsi, che anche ne' moderni tempi si è fatto talvolta uso delle Clepsidre da riputatissimi Uomini, testimonio TICONNE BRAHE, che se ne valse per misurare il moto delle Stelle, e DUDLEY che le mise in opra nelle sue marittime osservazioni.

## S C O L I O II.

290. Nella soluzione di questo Problema si è da noi fatto ricorso al principio, rigorosamente

Gg

mente

---

(a) Veget. *De Re Milit.* L. III. C. VIII.

(b) Caes. *De Bell. Gall.* L. V. Cap. VIII.

mente già dimostrato nelle prime proposizioni di questa seconda Parte, che l'acqua uscente dalle picciolissime aperture de' vasi si muove con quella velocità, che acquista un grave nel cadere dall'altezza della colonna sovrastante all'apertura, cioè con una velocità proporzionale alla radice di tale altezza. Siccome però fissato principio viene dimostrato dopo l'HERMANNO, e il VARIGNON dalla comune degli Scrittori d'Idraulica colla teoria della pressione dell'acqua quiescente, e questi dippiù neppur sembrano fare alcun caso della grandezza del foro, da cui l'acqua scaturisce; sarà opportuno dire qui alcuna cosa intorno a sì astrusa questione, ed indicare l'origine degli abbagli e paralogismi, in cui tanti sono inciampati per non avere bastantemente distinto nel fluido i due stati essenzialmente diversi, di quiete, e di moto, e per avere argomentato senza la debita circospezione dall'uno all'altro stato.

Ora la dottrina delle forze acceleratrici ci insegna, che l'integrale della forza moltiplicata per l'elemento del tempo, per cui dura la sua azione, rappresenta la velocità generata in un dato tempo finito; e l'integrale della forza moltiplicata per l'elemento dello spazio, pel quale essa accelera il mobile, esprime il quadrato della velocità generata alla fine d'un dato spazio finito. Quindi se quella forza o pressione, che incalza nel principio del moto ciascuna

cuna particella del fluido, persistesse costante per un certo tempo, e nel momento ultimo di tal tempo cessasse di agire; oppure si cangiasse per tutto quel tempo in maniera, che in tutti i successivi istanti corrispondenti fosse sempre proporzionale alla pressione iniziale; in questo supposto la velocità acquistata dalle particelle del fluido uscenti dall'orifizio sarebbe proporzionale alla primitiva pressione, cioè alla semplice altezza dell'acqua sopra l'orifizio, come il P. CASTELLI, uomo altronde benemerito della dottrina pratica delle acque, falsamente credette. Che se la detta forza premente in vece di mantenersi costante per un certo tempo, tale si conservasse per un certo dato spazio, pel quale accelera le particelle del fluido, oppure se cangiandosi per tutti i punti di quello spazio, fosse in ciascun punto corrispondente sempre proporzionale alla forza premente iniziale; allora il quadrato della velocità generata nelle particelle uscenti dal lume sarebbe proporzionale alla pressione primitiva, ovvero all'altezza del fluido sopra il lume, che è appunto la proporzione da noi già rigorosamente dimostrata ne' piccioli fori, e confermata dall'esperienza. Ma in primo luogo sembra evidente, che la pressione iniziale non si conserva la stessa in tutti i momenti di quel tempo, nè la stessa ne' varj punti di quello spazio: Le particelle del fluido non acquistano in un istante

di tempo dalla pressione, che è una forza morta, quella velocità, con cui si scagliano dal lume, ma la acquistano a poco a poco e per gradi a guisa de' corpi gravi, che discendono per l'azione della gravità. Uscendo le une dopo le altre dal foro, quelle che precedono acquistano la loro velocità prima delle posteriori, dalle quali sono strette e premute; e quindi si scostano da queste un tantino, e conseguentemente restano un po' meno premute, e così di mano in mano va più e più crescendo lo scostamento, e scemando la pressione fino a che questa svanisce interamente quando le particelle hanno acquistata tutta la velocità, che loro compete. Ora oltre ad essere ignoto il tempo e lo spazio, pel quale le particelle antecedenti si allontanano dalle susseguenti fino al punto di sottrarsi all'azione della forza premente, è totalmente ignota la proporzione, con cui ne' punti diversi di detto spazio va indebolendosi la forza acceleratrice. Oltre a ciò qualora le pressioni iniziali, ovvero le altezze del fluido sopra il lume sieno diverse, non si sa, se lo spazio, pel quale le particelle si accelerano, sia lo stesso in ambe le altezze; molto meno poi si sa, se essendo differente questo spazio nelle due altezze, le forze prementi le particelle del fluido si sminuiscano talmente, che i due integrali delle forze moltiplicate per gli elementi de' due rispettivi spazj, e computati dal principio

plo al fine di detti spazj risultino proporzionali alle due pressioni iniziali; senza la qual condizione le velocità generate nelle particelle del fluido non possono essere in alcun conto proporzionali alle radici delle altezze. Da tutto ciò si fa manifesto, che il principio delle pressioni, come si adopra comunemente dagli Scrittori d'Idrodinamica, non è una guida sicura per giugnere all'esatta dimostrazione del Teorema, che le velocità dell'acqua nell'uscire dalle picciole aperture de' recipienti seguitano la ragione sudduplicata delle altezze sopra le aperture.

## PROBLEMA LII.

291. *Cercasi la quantità d'acqua, che esce in un dato tempo  $t$  da un foro circolare verticale fatto in una delle pareti del vaso BDEC (Fig. 49).* Fig. 49.

## SOLUZIONE.

È noto dall'Idraulica, che nominando  $v$  il tempo che un grave impiega a cadere da una data altezza  $a$ , si ha la quantità d'acqua uscente dall'elemento  $GMmg$  dell'area circolare nel tempo  $t = \frac{2t.GMmg.\sqrt{(a.AG)}}{Gg3}$  (\*). Perciò

posto

(\*) Dalla legge dell'accelerazione de' Gravi egli è noto, che  $\sqrt{a} : \sqrt{AG} :: t : \sqrt{\frac{AG}{4}}$  = al tempo dell' $a$

posto il raggio  $FR = 1$ , l'arco  $FM = u$ , e quindi  $GM = \text{sen. } u$ ,  $RG = \text{cof. } u$ , sarà  $GMmg = du \text{ sen. } u^2$ ; e fatta  $AR = b$ , si avrà  $AG = b - \text{cof. } u$ . Dunque la predetta quantità d'acqua  $= \frac{2tdu \text{ sen. } u^2}{t'} \sqrt{(ab - a \text{ cof. } u)}$   
 $= \frac{2tdu(1 - \text{cof. } u^2)}{t'} \sqrt{(ab - a \text{ cof. } u)}$ . Ora svolta in serie la quantità radicale  $\sqrt{(b - \text{cof. } u)}$ , si ottiene  $b^{\frac{1}{2}} - \frac{1}{2}b^{-\frac{1}{2}} \text{cof. } u - \frac{b - \frac{3}{2} \text{cof. } u^2}{8} - \frac{b - \frac{5}{2} \text{cof. } u^3}{16} - \frac{5b - \frac{7}{2} \text{cof. } u^4}{128} - \text{ec.}$  Dunque la detta quantità d'acqua risulta  $= \frac{2tdu}{t'} (1 - \text{cof. } u^2) \left( b^{\frac{1}{2}} - \frac{1}{2}b^{-\frac{1}{2}} \text{cof. } u - \frac{b}{8} \right)$

---

della caduta libera da  $AG$ , nel qual tempo colla velocità finale percorre il grave  $2AG$ , e però il filo d'acqua, che si muove colla velocità dovuta all'altezza  $AG$  trascorre equabilmente in quello stesso tempo lo spazio  $2AG$ , e conseguentemente nel tempo  $t$  trascorrerà lo spazio  $\left( \text{per l' analogia } t' \sqrt{\frac{AG}{a}} :: 2AG : \frac{2t \sqrt{(a \cdot AG)}}{t'} \right)$  espresso da  $\frac{2t \sqrt{(a \cdot AG)}}{t'}$ .

Dunque finalmente la quantità d'acqua uscente dall'elemento  $GMmg$  nel tempo  $t$  è appunto  $= \frac{2t \cdot GMmg \cdot \sqrt{(a \cdot AG)}}{t'}$ .

$$\begin{aligned}
& \frac{b - \frac{3}{2} \cos. u^2}{8} - \frac{b - \frac{5}{2} \cos. u^2}{16} - \frac{5b - \frac{7}{2} \cos. u^4}{128} \\
& - \text{ec.} \Big) \sqrt{a} = \frac{11 du}{t'} \sqrt{ab} - \frac{1 du}{t'} \cos. u \sqrt{\frac{a}{b}} - \\
& \frac{t}{4t'} du \cos. u^2 \sqrt{\frac{a}{b^3}} - \frac{t}{8t'} du \cos. u^3 \sqrt{\frac{a}{b^5}} - \\
& \frac{5t}{64t'} du \cos. u^4 \sqrt{\frac{a}{b^7}} - \text{ec.} \dots - \frac{2t}{t'} du \cos. u^2 \sqrt{ab} \\
& + \frac{t}{t'} du \cos. u^3 \sqrt{\frac{a}{b}} + \frac{t}{4t'} du \cos. u^4 \sqrt{\frac{a}{b^3}} + \\
& \frac{t}{8t'} du \cos. u^5 \sqrt{\frac{a}{b^5}} + \frac{5t}{64t'} du \cos. u^6 \sqrt{\frac{a}{b^7}} + \\
& \text{ec.} = \frac{2t}{t'} du \text{sen.} u^2 \sqrt{ab} - \frac{t}{t'} du \cos. u \text{sen.} u^2 \sqrt{\frac{a}{b}} \\
& - \frac{t}{4t'} du \cos. u^2 \text{sen.} u^2 \sqrt{\frac{a}{b^3}} - \frac{t}{8t'} du \cos. u^3 \times \\
& \text{sen.} u^2 \sqrt{\frac{a}{b^5}} - \frac{5t}{64t'} du \cos. u^4 \text{sen.} u^2 \sqrt{\frac{a}{b^7}} - \text{ec.} \\
& = \frac{t \sqrt{ab}}{t'} \left( 2 du \text{sen.} u^2 - \frac{du \cos. u \text{sen.} u^2}{b} - \right. \\
& \frac{du \cos. u^2 \text{sen.} u^2}{4b^2} - \frac{du \cos. u^3 \text{sen.} u^2}{8b^3} - \\
& \left. \frac{5 du \cos. u^4 \text{sen.} u^2}{64b^4} - \text{ec.} \right). \text{ Ora dal calcolo inte-}
\end{aligned}$$

grale è manifesto, che, integrati tutti i termini della serie, nasce

$$1^\circ \int du \text{sen.} u^2 = -\frac{1}{2} \cos. u \text{sen.} u + \frac{1}{2} u$$

$$2^\circ \int du \cos. u \text{sen.} u^2 = \frac{1}{3} \text{sen.} u^3$$

Gg4

3°

$$\begin{aligned}
 3^{\circ} \int du \cos.u^2 \text{ sen}.u^2 &= \frac{1}{4} \text{ sen}.u^3 \cos.u + \frac{1}{4} \int du \text{ sen}.u^2 \\
 &= \frac{1}{4} \text{ sen}.u^3 \cos.u - \\
 &\quad \frac{1}{8} \cos.u \text{ sen}.u + \frac{1}{8} u
 \end{aligned}$$

$$4^{\circ} \int du \cos.u^3 \text{ sen}.u^2 = \frac{1}{5} \text{ sen}.u^3 \cos.u^2 + \frac{2}{15} \text{ sen}.u^3$$

$$\begin{aligned}
 5^{\circ} \int du \cos.u^4 \text{ sen}.u^2 &= \frac{1}{6} \text{ sen}.u^3 \cos.u^3 + \frac{1}{8} \text{ sen}.u^3 \cos.u \\
 &\quad + \frac{1}{8} \int du \text{ sen}.u^2 = \\
 &\quad \frac{1}{6} \text{ sen}.u^3 \cos.u^3 + \frac{1}{8} \text{ sen}.u^3 \cos.u \\
 &\quad - \frac{1}{16} \cos.u \text{ sen}.u + \frac{1}{16} u.
 \end{aligned}$$

Quindi la quantità d'acqua uscente dal segmento

$$\begin{aligned}
 FGM \text{ nel tempo } t \text{ farà } &= \frac{t \sqrt{ab}}{t'} \left( u - \right. \\
 &\cos.u \text{ sen}.u - \frac{\text{sen}.u^3}{3b} - \\
 &\frac{2 \text{ sen}.u^3 \cos.u - \text{sen}.u \cos.u + u}{52b^2} - \\
 &\frac{3 \text{ sen}.u^3 \cos.u^2 + 2 \text{ sen}.u^3}{120b^3} - \\
 &\left. \frac{\frac{1}{6} \text{ sen}.u^3 \cos.u^3 + \frac{1}{8} \text{ sen}.u^3 \cos.u - \frac{1}{16} \cos.u \text{ sen}.u + \frac{1}{16} u}{64b^4} \right)
 \end{aligned}$$

— ec. ) + Cost.; e dovendo svanire quest' integrale insieme coll' arco  $u$ , si ricava Cost. = 0; e fatta  $1 : \pi$  la ragione del diametro alla periferia del cerchio, e però la circonferenza  $FPM = 2\pi$ , risulterà l'acqua, che sgorga da tutto il

il foro circolare nel tempo  $t = \frac{2\pi \sqrt{ab}}{t} \times$   
 $\left(1 - \frac{1}{32b^2} - \frac{1}{1024b^4} - \text{ec.}\right)$ , che è una  
 serie convergentissima, come apparisce. Dunque  
 ec. Il che era ec.

## COROLLARIO I.

292. Se il foro circolare arriva all' orlo del  
 vaso, cioè se  $b = 1$ , l'equazione differenziale  
 $\frac{2t du}{t} \text{ sen. } u^2 \sqrt{(a - a \cos. u)}$  ammette inte-  
 grazione algebrica, poichè fatto  $\sqrt{(1 + \cos. u)}$   
 $= x$ , si ha  $du \text{ sen. } u = -2x dx$ ,  $\text{sen. } u$   
 $= x \sqrt{(2 - x^2)}$ ,  $\cos. u = x^2 - 1$ ,  $\sqrt{(1 - \cos. u)}$   
 $= \sqrt{(2 - x^2)}$ ; dunque  $du \text{ sen. } u^2 \times$   
 $\sqrt{(1 - \cos. u)} = -2x^2 dx (2 - x^2) =$   
 $2x^4 dx - 4x^2 dx$ ; e l'integrale  $= \frac{2}{5} x^5 -$   
 $\frac{4}{3} x^3 = \frac{2}{5} (1 + \cos. u)^{\frac{5}{2}} - \frac{4}{3} (1 + \cos. u)^{\frac{3}{2}}$   
 $+ \text{Cost.}$  E dovendo svanire l'integrale, quan-  
 do è  $u = 0$ , nasce  $\text{Cost.} = \frac{4}{3} \sqrt{8} -$   
 $\frac{2}{5} \sqrt{32} = \frac{8}{15} \sqrt{8} = \frac{16}{15} \sqrt{2}$ . Dunque la  
 quantità d'acqua in tal caso è  $= \frac{2\pi \sqrt{a}}{t} \times$   
 $\left(\frac{2}{5} (1 + \cos. u)^{\frac{5}{2}} - \frac{4}{3} (1 + \cos. u)^{\frac{3}{2}} + \frac{16}{15} \sqrt{2}\right)$ . E però posto  $u = \pi$ , cioè alla se-  
 micirconferenza, si avrà l'acqua uscente dal  
 se-

$$\text{femiforo} = \frac{32t\sqrt{2a}}{15t'} , \text{ e da tutto il foro} = \frac{64t\sqrt{2a}}{15t'} .$$

## COROLLARIO II.

293. Per trovare in questo stesso caso l'acqua uscente da un foro rettangolare uguale al circolare, ed avente il lato verticale uguale al diametro del cerchio, e l'orizzontale uguale al quadrante, è chiaro, che l'elemento del rettangolo farà  $= \frac{1}{2}\pi dx$ , e l'acqua uscente da esso nel tempo  $t$  farà  $= \frac{t\pi dx\sqrt{ax}}{t'}$ , il di cui integrale  $= \frac{2t\pi\sqrt{ax^3}}{3t'}$ , e però posto  $x = 2$ , l'acqua, che esce da tutto il rettangolo trovasi  $= \frac{4t\pi\sqrt{2a}}{3t'}$ . Sta dunque l'acqua del cerchio a quella del rettangolo come  $\frac{64}{15} : \frac{4\pi}{3} :: \frac{16}{5} : \pi :: \frac{16}{5} : \frac{22}{7} :: \frac{8}{5} : \frac{11}{7} :: 56 : 55$ .

## COROLLARIO III.

294. Nel primo caso, che il foro circolare sia immerso sotto la superficie, se si suppone il predetto foro rettangolare alla medesima profondità, si trova, che l'altezza dell'acqua sopra l'elemento  $\frac{1}{2}\pi dx$  è  $= b - 1 + x$ ;  
dun-

dunque l'acqua, che esce dal detto elemento  
 $= \frac{\pi dx}{t'} \sqrt{(ab - a + ax)}$ , e l'integrale

$$= \frac{2\pi a^{\frac{1}{2}} (b - 1 + x)^{\frac{3}{2}}}{3t'} + \text{Cost.}$$

Ora dovendo svanire l'integrale quando è  $x = 0$ , si  
 ricava  $\text{Cost.} = - \frac{2\pi a^{\frac{1}{2}} (b - 1)^{\frac{3}{2}}}{3t'}$ ; e però

$$\text{l'integrale} = \frac{2\pi a^{\frac{1}{2}}}{3t'} \left( (b - 1 + x)^{\frac{3}{2}} - (b - 1)^{\frac{3}{2}} \right)$$

e finalmente posta  $x = 2$ , ri-

$$\text{sulta l'acqua, che sgorga da tutto il foro ret-$$

$$\text{tangolare} = \frac{2\pi a^{\frac{1}{2}}}{3t'} \left( (b + 1)^{\frac{3}{2}} - (b - 1)^{\frac{3}{2}} \right)$$

$$= \frac{2\pi a^{\frac{1}{2}}}{3t'} \left( b^{\frac{3}{2}} + \frac{3}{2} b^{\frac{1}{2}} + \frac{\frac{3}{2}(\frac{3}{2} - 1)b^{-\frac{1}{2}}}{2} \right.$$

$$\left. + \frac{\frac{3}{2}(\frac{3}{2} - 1)(\frac{3}{2} - 2)}{2 \cdot 3} b^{-\frac{3}{2}} + \right.$$

$$\left. \frac{\frac{3}{2}(\frac{3}{2} - 1)(\frac{3}{2} - 2)(\frac{3}{2} - 3)}{2 \cdot 3 \cdot 4} b^{-\frac{5}{2}} + \text{ec.} \right.$$

$$\left. \dots - b^{\frac{3}{2}} + \frac{3}{2} b^{\frac{1}{2}} - \frac{\frac{3}{2}(\frac{3}{2} - 1)b^{-\frac{1}{2}}}{2} + \right.$$

$$\frac{3}{2} \left( \right.$$

$$\begin{aligned}
& + \frac{\frac{2}{2}(\frac{2}{2}-1)(\frac{2}{2}-2)}{2 \cdot 3} b^{-\frac{3}{2}} - \\
& \frac{\frac{2}{2}(\frac{2}{2}-1)(\frac{2}{2}-2)(\frac{2}{2}-3)}{2 \cdot 3 \cdot 4} b^{-\frac{5}{2}} + \text{ec.} ) \\
& = \frac{2\pi \sqrt{ab}}{t'} \left( 1 - \frac{1}{24b^2} - \text{ec.} \right). \text{ Dal che}
\end{aligned}$$

si vede, che quanto più  $b$  supera il raggio del cerchio, cioè 1, ovvero quanto più i fori si sprofonderanno sotto la superficie, tanto più si avvicinano le quantità d'acqua erogata da ambedue i fori.

## COROLLARIO IV.

295. Tornando al caso di prima, che i fori radano l'orlo del vaso, l'acqua del foro circolare sta all'acqua del foro quadrato, che ha il lato uguale al diametro del cerchio, come 4 : 5 ; imperciocchè essendo l'elemento del quadrato  $= 2dx$ , e l'altezza dell'acqua sopra di quest'elemento  $= x$ , ne risulta la quantità d'acqua uscente dal detto elemento nel tempo  $t$

$$= \frac{4tdx \sqrt{ax}}{t'}, \text{ che ha per integrale } \frac{8ta^{\frac{1}{2}}x^{\frac{3}{2}}}{3t'},$$

e posto  $x = 2$ , trovasi l'acqua erogata da tutto il foro quadrato  $= \frac{16t \sqrt{2a}}{3t'}$ . Dunque l'acqua del foro circolare sta a quella del quadrato come  $\frac{64}{15} : \frac{16}{3} :: \frac{4}{5} : 1 :: 4 : 5$ .

## COROLLARIO V.

296. Sia il foro  $ACDB$  ( Fig. 50 ) forma- Fig. 50.  
to dall' arco  $AC$  dell' iperbola equilatera , dalle  
due ordinate orizzontali  $AB$  ,  $CD$  all' asintoto ,  
e dalla porzione  $BD$  verticale dello stesso asin-  
toto: cercasi la quantità d' acqua , che uscirà nel  
tempo  $t$  da tal foro . Chiamata  $EB = b$  ,  $FB$   
 $= c =$  all' altezza dell' acqua sopra la cima  
del foro ,  $CD = c$  ; si ha l' elemento del foro

$= ydx = \frac{dx}{b+x}$  , computando le ascisse da  
 $B$  . Dunque la quantità d' acqua uscente dal detto

elemento nel tempo  $t$  sarà  $= \frac{xt dx \sqrt{(ae+ax)}}{t'(b+x)}$  .

Pongasi ora  $\sqrt{(ae+ax)} = v$  ,  $ax = v^2 - ae$   
 $ae$  ,  $dx = \frac{2v dv}{a}$  ,  $b+x = \frac{v^2+ab-ae}{a}$  ,

e però  $\frac{xt dx \sqrt{(ae+ax)}}{t'(b+x)} = \frac{4tv^2 dv}{t'(v^2+ab-ae)} =$   
 $\frac{4t}{t'} dv - \frac{4t}{t'} (ab - ae) \frac{dv}{v^2+ab-ae}$  :

1.º Ora l' integrale di questa formola nel  
caso che  $b > c$  , cioè che la superficie dell' acqua  
sia più bassa dell' asintoto orizzontale , è  $\frac{4t}{t'} v$

$$- \frac{4t}{t'} (ab - ae)^{\frac{1}{2}} \int \frac{dv : (ab - ae)^{\frac{1}{2}}}{\frac{v^2}{ab - ae} + 1} =$$

$$= \frac{4^t}{t'} y - \frac{4^t}{t'} (ab - ae)^{\frac{1}{2}} \times$$

$$\text{Arc. tang. } \frac{v}{\sqrt{(ab - ae)}} + \text{Cost.} =$$

$$\frac{4^t}{t'} \sqrt{(ae + ax)} - \frac{4^t}{t'} \sqrt{(ab - ae)} \times$$

$$\text{Arc. tang. } \sqrt{\frac{e+x}{b-e}} + \text{Cost. Ma perchè dee}$$

svanire l'integrale quando è  $x = 0$ , si ha

$$\text{Cost.} = -\frac{4^t}{t'} \sqrt{ae} + \frac{4^t}{t'} \sqrt{(ab - ae)} \times$$

$$\text{Arc. tang. } \sqrt{\frac{e}{b-e}}. \text{ Dunque la quantità d'acqua,}$$

che esce dalla parte indeterminata del detto foro corrispondente alla indefinità  $x$ , è =

$$\frac{4^t}{t'} (\sqrt{(ae + ax)} - \sqrt{ae}) + \frac{4^t}{t'} \sqrt{(ab - ae)} \times$$

$$\left( \text{Arc. tang. } \sqrt{\frac{e}{b-e}} - \text{Arc. tang. } \sqrt{\frac{e+x}{b-e}} \right).$$

$$\text{Egli è poi noto, essere Arc. tang. } \sqrt{\frac{e}{b-e}}$$

$$= \text{Arc. tang. } \sqrt{\frac{e+x}{b-e}} =$$

$$\text{Arc. tang. } \frac{\sqrt{\frac{e}{b-e}} - \sqrt{\frac{e+x}{b-e}}}{1 + \frac{\sqrt{(e^2 + ex)}}{b-e}} =$$

$$\text{Arc. tang. } \frac{\sqrt{(eb - e^2)} - \sqrt{(be - e^2 + bx - ex)}}{b - e + \sqrt{(e^2 + ex)}}.$$

Dun-

Dunque l'acqua suddetta farà =

$$\frac{4t}{t'} \left( \sqrt{(ae+ax)} - \sqrt{ae} \right) + \frac{4t}{t'} \sqrt{(ab-ae)} \times$$

$$\text{Arc. tang. } \frac{\sqrt{(eb-e^2)} - \sqrt{(be-e^2+bx-ex)}}{b-e+\sqrt{(e^2+ex)}};$$

nella qual formola mettendo  $BD$  in luogo di  $x$ , cioè  $\frac{1-bc}{c}$ , si ottiene la quantità d'acqua uscente da tutto il foro.

2.<sup>o</sup> Che se fosse  $b < e$ , cioè la superficie dell'acqua più alta dell'asintoto orizzontale, allora fatto  $ae - ab = f^2$ , farebbe  $\frac{dv}{v^2 + ab - ae}$

$$= \frac{dv}{v^2 - f^2} = \frac{dv}{2f(v-f)} - \frac{dv}{2f(v+f)}.$$

$$\text{Dunque } \frac{4tdv}{t'} = \frac{4t}{t'} \left( ab - ae \right) \times$$

$$\frac{dv}{v^2 + ab - ae} = \frac{4tdv}{t'} + \frac{2t}{t'} \sqrt{(ae-ab)} \times$$

$$\left( \frac{dv}{v - \sqrt{(ae-ab)}} - \frac{dv}{v + \sqrt{(ae-ab)}} \right); \text{ e l'integrale } = \frac{4tv}{t'} + \frac{2t}{t'} \sqrt{(ae-ab)} \times$$

$$\log. \frac{v - \sqrt{(ae-ab)}}{v + \sqrt{(ae-ab)}} + \text{Cost.} = \frac{4t}{t'} \times$$

$$\sqrt{(ae+ax)} + \frac{2t}{t'} \sqrt{(ae-ab)} \times \log.$$

$$\log. \frac{V(ae+ax) - V(ae-ab)}{V(ae+ax) + V(ae-ab)} + \text{Cost.}$$

$$\text{Quindi trovasi Cost.} = -\frac{4^t}{t} Vae - \frac{2^t}{t} \times \\ V(ae-ab) \times \log. \frac{Vae - V(ae-ab)}{Vae + V(ae-ab)}.$$

Dunque la quantità d'acqua uscente dalla porzione indefinita del foro è  $= \frac{4^t}{t} V(ae+ax)$

$$+ \frac{2^t}{t} V(ae-ab) \times$$

$$\log. \frac{[V(e+x) - V(e-b)][\sqrt{e} + \sqrt{(e-b)}]}{[V(e+x) + V(e-b)][\sqrt{e} - \sqrt{(e-b)}]}$$

$$= \frac{4^t}{t} V(ae+ax) + \frac{2^t}{t} V(ae-ab) \times$$

$$\log. \frac{[2e+x-b-2\sqrt{(e+x)V(e-b)}][2e-b+2\sqrt{(e^2-b^2)}]}{b(x-b)}.$$

3.º Ma se fosse  $b = e$ , cioè la superficie dell'acqua giugnesse appunto all'asintoto orizzontale, allora la quantità d'acqua sarebbe  $= \frac{4^t v}{t} =$

$$\frac{4^t}{t} V(ae+ax) + \text{Cost.} = \frac{4^t}{t} (V(ae+ax) - Vae).$$

## COROLLARIO VI.

Fig. 51.

297. Sia il foro parabolico  $NBF$  (Fig. 51),  
e

e l'altezza dell'acqua  $AB$  sopra il vertice della parabola situata coll'asse verticale sia  $= b$ , sicchè la quantità d'acqua uscente dall'elemento del semiforo nel tempo  $t$  sia  $=$

$$\frac{xydx \sqrt{a(b+x)}}{t'} = (\text{posto il parametro} = p)$$

$\frac{2tdx \sqrt{abpx + apx^2}}{t'}$ . E se la superficie dell'acqua stasse al disotto del vertice  $B$  come in  $M$ ,

allora  $b$  si convertirebbe in  $-b$ , e la formula predetta sarebbe  $\frac{2tdx}{t'} \sqrt{apx^2 - abpx}$ ; e

quindi in tutti e due questi casi l'espressione generale sarebbe  $\frac{2tdx}{t'} \sqrt{apx^2 \pm abpx}$ , il

di cui integrale dipende, come si sa, dalla

quadratura dell'iperbola, e si prende in modo,

che svanisca quando è  $x = 0$  nel 1.<sup>o</sup> caso, e

quando  $x = b$  nel secondo. Ma se fosse  $b$

$= 0$ , cioè la superficie dell'acqua arrivasse

appunto alla cima del foro, si avrebbe per la

quantità elementare di acqua  $\frac{2t}{t'} x dx \sqrt{ap}$ , la

quale integrata dà  $\frac{tx^2 \sqrt{ap}}{t'} = \frac{txy \sqrt{ax}}{t'}$ , e

il doppio dà l'acqua per tutta la parabola indefinita corrispondente all'indeterminata  $x$ .

## COROLLARIO VII.

298. Se il foro è triangolare colla base orizzontale all'ingìù  $= c$ , e colla punta distante dalla superficie dell'acqua per l'intervallo  $h$ , e l'altezza del triangolo sia  $= k$ ; allora prendendo per  $x$  le distanze della punta dagli elementi del triangolo, trovasi l'elemento  $= \frac{cxdx}{k}$ . Dunque l'acqua uscente dal detto ele-

mento nel tempo  $t$  sarà  $= \frac{ctcdx}{t'k} \sqrt{(ah+ax)}$ .

Ed integrando si avrà l'acqua scaricata pel foro triangolare indeterminato di altezza  $x = \frac{ctc\sqrt{a}}{t'k} \times \frac{2}{15} (3x - 2h)(x + h)^{\frac{3}{2}} +$

Cost.  $= \frac{8tch^2\sqrt{ah}}{15t'k} + \frac{4tca^{\frac{3}{2}}}{15t'k} (3x - 2h) \times$

$(x + h)^{\frac{3}{2}}$ , dove mettendo  $k$  in vece di  $x$  si ottiene la quantità d'acqua per tutto il foro

proposto  $= \frac{8tch^2\sqrt{ah}}{15t'k} + \frac{4tca^{\frac{3}{2}}}{15t'k} (3k - 2h) \times$   
 $(k + h)^{\frac{3}{2}}$ .

1°. E se si suppone, che il vertice di detto foro triangolare sia sulla superficie dell'acqua, cosicchè  $h = 0$ , si ha la detta quan-

tità d'acqua  $= \frac{4tck\sqrt{ak}}{5t'}$ .

2°

2°. Paragonisi ora questa quantità con quella che versa nell'istesso tempo un foro parallelogrammo uguale al precedente, ed avente un lato nella superficie dell'acqua, e questo lato uguale alla metà della base del triangolo, e l'altezza in conseguenza la medesima con esso. Sarà dunque l'elemento di detto parallelogrammo  $= \frac{1}{2}cdx$ , e quindi la quantità d'acqua di esso elemento  $= \frac{tc dx \sqrt{ax}}{t}$ , e però il suo integrale  $= \frac{2tcx \sqrt{ax}}{3t}$ , e per tutto il parallelogrammo  $= \frac{2tc \sqrt{ak}}{3t}$ . Sta dunque l'acqua del foro triangolare a quella del parallelogrammo uguale come sta  $\frac{4}{3} : \frac{2}{3} :: 6 : 5$ .

## COROLLARIO VIII.

299. Ma se il detto foro triangolare ha la punta all'ingìù, e la base orizzontale all'insù, allora chiamata  $h$  la distanza della base dalla superficie dell'acqua,  $x$  la distanza dell'elemento dalla medesima, ne viene l'elemento  $= \frac{c(k-x)dx}{k}$ . Perciò l'acqua versata da questo

elemento nel tempo  $t = \frac{2tc(k-x)dx \sqrt{(ah+ax)}}{kt}$ ,

ed integrando risulta l'acqua versata dalla por-

zione indefinita del foro  $= \frac{4tca^{\frac{1}{2}}}{15kt} (5k + 2h - 3x) \times$   
Hh 2 (h

$$(h+x)^{\frac{3}{2}} - \frac{4tca^{\frac{3}{2}}}{15kt} (5k+2h)h\sqrt{h}, \text{ e sostituendo } k \text{ per } x, \text{ si ha l'acqua versata da tutto il foro nel predetto tempo} = \frac{8tca^{\frac{3}{2}}}{15kt} (k+h)^2 \times$$

$$(k+h)^{\frac{3}{2}} - \frac{4tca^{\frac{3}{2}}}{15kt} (5k+2h)h\sqrt{h}.$$

1°. Supposto  $h = 0$ , cioè la base del triangolo nella superficie dell'acqua, risulta l'acqua versata  $= \frac{8tck\sqrt{ak}}{15t}$ .

2°. Dunque sta l'acqua versata da questo triangolo in un dato tempo a quella, che versa il medesimo in una situazione opposta (nell'ipotesi di  $h = 0$ ) come sta  $\frac{8}{15} : \frac{4}{5} :: 2 : 3$ .

## S E Z I O N E   X .

*Del tempo , che mettono i vasi o le Clepsidre a vuotarsi del liquido contenuto ?*

300. È noto, che chiamato  $g$  lo spazio di piedi parigini  $15 \frac{1}{2}$ , da cui cade liberamente un grave nel tempo di  $1''$ , ed  $a$  un'altezza qualunque, dall'analogia  $\sqrt{g} : \sqrt{a} :: 2g : 2\sqrt{ga}$  si ha il quarto termine  $2\sqrt{ga}$ , che esprime lo spazio trascorso con moto equabile nello stesso tempo di  $1''$  colla velocità dovuta all'altezza  $a$ , cioè acquistata cadendo liberamente da  $a$ . Quindi essendo nel moto equabile gli spazi proporzionali ai tempi allorchè le velocità sono uguali, si avrà  $1'' : t :: 2\sqrt{ga} : 2t\sqrt{ga} =$  allo spazio descritto equabilmente nel tempo  $t$  (dato in secondi) colla velocità dovuta all'altezza  $a$ . Ciò supposto

### P R O B L E M A   L I I I .

301. *Cercasi il tempo , che impiega a vuotarsi un vaso qualunque prismatico , oppur cilindrico per un dato foro praticato nel fondo o nella sua base .*

### S O L U Z I O N E .

Sia  $a$  l'altezza del prisma ,  $B$  la base ,  
 $Hh_3$   $F$

$F$  il foro, e sia l'acqua, che va vuotandosi; giunta alla distanza  $x$  dal fondo. Siccome l'acqua esce dal foro  $F$  colla velocità dovuta all' altezza  $x$ , una gocciola di questo fluido scorrerà nel tempuscolo infinitesimo  $dt$  lo spazio  $2dt\sqrt{gx}$ , e la quantità uscente in quel tempuscolo sarà  $2Fdt\sqrt{gx}$ : ma l'acqua discende intanto nel vaso per lo spazio  $-dx$ ; si avrà dunque  $-Bdx = 2Fdt\sqrt{gx}$ , e però  $dt = -\frac{Bx^{-\frac{1}{2}}dx}{2F\sqrt{g}}$ , e integrando  $t = -\frac{B}{F}\sqrt{\frac{x}{g}} + \text{Cost.} = \frac{B}{F}\left(\sqrt{\frac{a}{g}} - \sqrt{\frac{x}{g}}\right)$ , dovendo svanire  $t$ , allorchè  $x = a$ . Ora se si pone  $x = 0$ , si ha il tempo dell' intero vuotamento  $t = \frac{B}{F}\sqrt{\frac{a}{g}}$ . Il che era ec.

## PROBLEMA LIV.

302. Cercasi il tempo del vuotamento d' un vaso qualunque piramidale, oppur conico per un lume aperto nel fondo.

## SOLUZIONE.

Ritenute le denominazioni precedenti, e fatta  $a^2 : (a - x)^2 :: B : \frac{B(a-x)^2}{a^2} =$  alla superficie dell' acqua discesa per l' altezza  $a - x$ . Dunque  $2Fdt\sqrt{gx} = -\frac{B(a-x)^2}{a^2}dx$ ,

$$\begin{aligned} \text{e quindi } dt &= - \frac{B}{2Fa^2\sqrt{g}} (a-x)^2 x^{-\frac{1}{2}} dx \\ &= - \frac{B}{2Fa^2\sqrt{g}} \left( a^2 x^{-\frac{1}{2}} - 2ax^{\frac{1}{2}} + x^{\frac{3}{2}} \right) dx. \end{aligned}$$

Presi gl' integrali trovasi  $t = - \frac{B}{2Fa^2\sqrt{g}} \times$   
 $(2a^2 x^{\frac{1}{2}} - \frac{4}{3} ax^{\frac{3}{2}} + \frac{2}{5} x^{\frac{5}{2}}) + \text{Cost.}$  E si tro-  
 va la costante  $= \frac{B}{2Fa^2\sqrt{g}} \times \frac{16}{15} a^2 \sqrt{a} =$   
 $\frac{8B}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ . Dunque  $t = \frac{8B}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}} - \frac{B}{2Fa^2\sqrt{g}} \times$   
 $(2a^2 \sqrt{x} - \frac{4}{3} ax \sqrt{x} + \frac{2}{5} x^2 \sqrt{x})$ . E per  
 l'intero vuotamento,  $t = \frac{8B}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ . Il che  
 era ec.

## COROLLARIO

303. Dunque supposti i fori uguali, il tempo  
 del vuotamento del prisma, o anche cilindro  
 sta al tempo del vuotamento della piramide,  
 o anche cono inscritto, cioè di egual base ed  
 altezza, come sta 15 : 8.

## PROBLEMA LV.

304. Si cerca il tempo del vuotamento d'un vaso  
 qualunque piramidale o conico per un foro orizzon-  
 tale fatto nella punta.

Hh4

So-

## SOLUZIONE.

Ritenute le medesime denominazioni di prima, e chiamata di più  $b$  la distanza della punta dal foro, si ha  $a^2 : x^2 :: B : \frac{Bx^2}{a^2}$ . E però

$$\begin{aligned}
 -\frac{Bx^2 dx}{a^2} &= 2Fdt \sqrt{g(x-b)}, \text{ essendo } x-b \text{ l'altezza dell'acqua sopra il lume. Dunque} \\
 dt &= -\frac{B}{2Fa^2 \sqrt{g}} (x-b)^{-\frac{1}{2}} x^2 dx. \text{ Per integrare quest'equazione pongasi } x-b = \\
 v, \text{ e si avrà } dt &= -\frac{B}{2Fa^2 \sqrt{g}} (v+b)^2 v^{-\frac{1}{2}} dv. \text{ Perciò } t = -\frac{B}{2Fa^2 \sqrt{g}} \times \\
 (2b^2 \sqrt{(x-b)} + \frac{4}{3}b(x-b)^{\frac{3}{2}} + \frac{2}{5}(x-b)^{\frac{5}{2}}) &+ \text{Cost. In conseguenza svanendo } t \\
 \text{allorchè } x=a, \text{ sarà } t &= \frac{B \sqrt{(a-b)}}{2Fa^2 \sqrt{g}} \times \\
 (2b^2 + \frac{4}{3}b(a-b) + \frac{2}{5}(a-b)^2) - & \\
 \frac{B \sqrt{(x-b)}}{2Fa^2 \sqrt{g}} (2b^2 + \frac{4}{3}b(x-b) + \frac{2}{5}(x-b)^2) & \\
 = \frac{B \sqrt{(a-b)}}{30Fa^2 \sqrt{g}} (16b^2 + 8ab + 6a^2) - & \\
 \frac{B \sqrt{(x-b)}}{30Fa^2 \sqrt{g}} (16b^2 + 8bx + 6x^2). &
 \end{aligned}$$

Se

Se pertanto si assume  $x = b$ , si ottiene il tempo dell'intero vuotamento  $t = \frac{B\sqrt{(a-b)}}{30Fa^2\sqrt{g}} \times (16b^2 + 8ab + 6a^2)$ . Il che era ec.

## COROLLARIO

305. Supposto  $b$  affai picciolo, così che possa trascurarsi, si ha  $t = \frac{B\sqrt{\frac{a}{g}}}{5F}$ ; e però il tempo

del vuotamento d' un vaso piramidale per un picciol foro aperto nel fondo sta al tempo del vuotamento per un ugual foro verso la cima come sta  $\frac{8}{15} : \frac{1}{5}$ , ovvero  $8 : 3$ .

## PROBLEMA LVI.

306. *Trovare l'espressione generale del tempo, che mette a vuotarsi un vaso rotondo, o generato per rotazione.*

## SOLUZIONE.

Dalla curva  $BNE$  ( Fig. 52 ) rotata intorno all'asse verticale  $AB$  si genera il vaso rotondo, che per un picciol foro in  $B$  si vuota del liquido, che lo riempie fino ad  $AE$ . Conservando le precedenti denominazioni, e chiamata  $MN$   $y$ , ed  $1 : \pi$  il rapporto del diametro alla periferia del cerchio, nasce la sezione orizzontale del vaso per  $MN = \pi y^2$ , e quindi

Fig. 52

quindi  $-\pi y^2 dx =$  alla quantità d' acqua uscente dal foro nel tempuscolo  $dt$ , la quale poichè è  $2Fdt\sqrt{gx}$ , ne risulta  $-\pi y^2 dx = 2Fdt\sqrt{gx}$ , e conseguentemente  $dt = -\frac{\pi y^2 dx}{2F\sqrt{gx}}$ , e  $t = -\int \frac{\pi y^2 dx}{2F\sqrt{gx}} + \text{Cost.}$  Il che era ec.

## S C O L I O.

307. L'equazione della Curva generatrice esprimendo  $y$  per una funzione di  $x$  somministrerà l' integrale ricercato, e quindi il valore di  $t$ , qualora si pigli l' integrale per modo, che svanisca allorchè  $x = a$ , e riceva il suo valore completo quando  $x = 0$ .

## E S E M P I O I.

308. Nella parabola Apolloniana, dove  $y^2 = px$  (preso  $p$  pel parametro) si ha  $t = -\int \frac{\pi p x^{\frac{1}{2}} dx}{2F\sqrt{g}} + \text{Cost.} = \frac{\pi p a}{3F} \sqrt{\frac{a}{g}} - \frac{\pi p x}{3F} \sqrt{\frac{x}{g}}$ . E posto  $x = 0$ , il tempo  $t$  dell' intero vuotamento nasce  $= \frac{\pi p a}{3F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ .

## C O R O L L A R I O.

309. Il cilindro circoscritto al conoide parabolico ed avente nel fondo la stessa luce col conoide ricerca tre volte più di tempo a vuotarsi: imperciocchè il tempo del vuotamento in

esso è  $\frac{B}{F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ , ed essendo  $B = \pi \cdot AE^2 = \pi pa$ , il predetto tempo risulta  $= \frac{\pi pa}{F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ , che è appunto triplo del precedente.

## ESEMPIO II.

310. Supposto il vaso un' ellissoide coll' asse maggiore  $= a$ , e il suo parametro  $= p$ , si ha  $y^2 : ax - x^2 :: p : a$ , cioè  $y^2 = \frac{p}{a} \times (ax - x^2)$ . Dunque  $t = - \int \frac{\pi p}{2aF \sqrt{g}} \times (ax - x^2) x^{-\frac{1}{2}} dx + \text{Cost.} = - \frac{\pi p}{2aF \sqrt{g}} \left( \frac{2}{3} ax^{\frac{3}{2}} - \frac{2}{5} x^{\frac{5}{2}} \right) + \frac{2\pi pa}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ ; e però tutto il tempo, che passa a vuotarsi l' intera ellissoide sarà  $= \frac{2\pi pa}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ .

## COROLLARIO.

311. Se siavi un vaso cilindrico circoscritto alla detta ellissoide, ed abbia lo stesso foro nel fondo, il tempo, che questo mette a vuotarsi, cioè  $\frac{B}{F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ , diventa  $\frac{\pi pa}{4F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ , per essere  $B = \frac{1}{4} \pi pa$ ; e perciò sta il tempo, in cui si vuota l' ellissoide, al tempo, in cui si vuota il

il cilindro circoscritto come  $\frac{2}{15} : \frac{1}{4}$ , ovvero come 8 : 15.

## ESEMPIO III.

312. Quando il vaso sia un iperboloide, il di cui asse trasverso  $= a$ , poichè si ha  $y^2 : ax + x^2 :: p : a$ , cioè  $y^2 = \frac{p}{a}(ax + x^2)$ ,

si avrà  $t = - \int \frac{\pi p(ax + x^2)x^{-\frac{1}{2}} dx}{2aF\sqrt{g}}$  +

Cost. Supponendo ora, che l'acqua incominci ad uscire, quando è  $x = b$ , farà  $t = -$

$\frac{\pi p}{2aF\sqrt{g}}(\frac{2}{3}ax^{\frac{3}{2}} + \frac{2}{5}x^{\frac{5}{2}}) + \frac{\pi p\sqrt{b}}{2aF\sqrt{g}}(\frac{2}{3}ab + \frac{2}{5}b^2)$  ; e perciò il tempo del vuotamento in-

tero sarà  $t = \frac{\pi p\sqrt{b}}{2aF\sqrt{g}}(\frac{2}{3}ab + \frac{2}{5}b^2) =$

$\frac{\pi pb\sqrt{b}}{2aF\sqrt{g}}(\frac{2}{3}a + \frac{2}{5}b) = \frac{\pi pb\sqrt{b}}{15aF\sqrt{g}}(5a + 3b)$ .

## COROLLARIO.

313. Nel Cilindro circoscritto a questa iperboloide la base è  $\frac{\pi p}{a}(ab + b^2)$ , e il tempo dell'intero suo vuotamento per un lume uguale a quello dell' iperboloide è  $= \frac{\pi pb(a+b)}{Fa} \sqrt{\frac{b}{g}}$ .  
Dunque il tempo, in cui si vuota l' iperboloide  
sta

sta al tempo, in cui si vuota il cilindro circoscritto come sta  $\frac{5a+3b}{15} : a+b$ , ovvero come  $\frac{2}{3}a + \frac{1}{3}b : a+b$ . Quindi supposto  $b=a$ , sta il primo tempo al secondo come  $\frac{8}{15}a : 2a$ , cioè come 4:15.

## ESEMPIO IV.

314. Sia la sfera col diametro  $a$ , e però  $y^2 = ax - x^2$ , e  $t = - \int \frac{\pi(ax - x^2)x - \frac{1}{2}dx}{2F\sqrt{g}}$   
 $+ \text{Cost.} = - \frac{\pi}{2F\sqrt{g}} \left( \frac{2}{3}ax^{\frac{3}{2}} - \frac{2}{5}x^{\frac{5}{2}} \right) + \frac{2\pi a^2}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ . Dunque il tempo, in cui si vuota tutta la sfera è  $t = \frac{2\pi a^2}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ .

## COROLLARIO I.

315. Nel cilindro circoscritto alla sfera, ed avente lo stesso foro nel fondo, si ha  $B = \frac{\pi a^2}{4}$ , e però il tempo del total vuotamento del cilindro sarà  $\frac{\pi a^2}{4F} \sqrt{\frac{a}{g}}$ ; e conseguentemente il tempo, in cui si vuota la sfera sta al tempo, in cui si vuota il cilindro circoscritto come  $\frac{2}{3} : \frac{1}{4}$ , ovvero come 8:15, cioè come i tempi dell'ellissoide e del cilindro a lei circoscritto.

Co.

## COROLLARIO II.

316. Volendosi il tempo del vuotamento dell' emisfero superiore, basta, che nell'espressione del tempo indefinito  $t = \frac{2\pi a^2}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}} - \frac{\pi}{2F\sqrt{g}} \left( \frac{2}{3}ax^{\frac{3}{2}} - \frac{2}{7}x^{\frac{7}{2}} \right)$  si faccia  $x = \frac{1}{2}a$ , e si troverà il tempo cercato  $= \frac{2\pi a^2}{15F} \sqrt{\frac{a}{g}} - \frac{7\pi a^2}{60F} \sqrt{\frac{a}{2g}} = \frac{\pi a^2}{60F} \sqrt{\frac{a}{g}} \left( 8 - \frac{7}{\sqrt{2}} \right)$ .

## COROLLARIO III.

217. Se si cerca il tempo del vuotamento dell' emisfero inferiore, basta, che nell'integrare l'espressione si determini la costante nella supposizione, che l'integrale sparisca quando è  $x = \frac{1}{2}a$ , e riceva il suo valore completo allorchè diventa  $x = 0$ , farà pertanto un tal tempo  $= \frac{7\pi a^2}{60F} \sqrt{\frac{a}{2g}}$ .

## COROLLARIO IV.

318. Dunque il tempo, in cui si vuota l'emisfero superiore sta al tempo, in cui vuotasi l'inferiore come  $8 - \frac{7}{\sqrt{2}} : \frac{7}{\sqrt{2}} :: 8 - 4,9497 : 4,9497 :: 3,0503 : 4,9497$ . Co-

## COROLLARIO V.

319. Il tempo, in cui si vuota tutta la sfera, sta al tempo, in cui si vuota l'emisfero superiore, come sta  $8:8 - \frac{7}{\sqrt{2}} :: 80000 : 30503$ , e al tempo, in cui si vuota l'inferiore, come  $8 : \frac{7}{\sqrt{2}} :: 80000 : 49497$ .

## PROBLEMA LVII.

320. Ritrovare la curva generatrice d'un vaso, nel quale l'acqua uscente da un picciol foro orizzontale fatto nel vertice vada discendendo talmente, che il tempo della discesa sia come una funzione qualunque della discesa medesima.

## SOLUZIONE.

Essendosi generalmente trovato  $dt = - \frac{\pi y^2 dx}{2F \sqrt{gx}}$ , se si fa  $t = \lambda P$  (presa  $P$  per una qualunque funzione della discesa  $a - x$ ), si avrà  $dt = \lambda P' dx$ , e quindi  $-\frac{2\lambda F P'}{\pi} \sqrt{gx} = y^2$ . Il che era ec.

## ESEMPIO I.

321. Siano per esempio i tempi proporzionali alle discese, cioè  $P = a - x$ , e però  $P' = -1$ ; risulterà  $y^2 = \frac{2\lambda F}{\pi} \sqrt{gx}$ , cioè  $y^4 = \frac{4\lambda^2 F^2}{\pi^2} gx$ .

$\frac{4\lambda^2 F^2 g x}{\pi^2}$ , che si riferisce alla parabola di quarto grado.

## ESEMPIO II.

322. Se si pigliano i tempi in proporzione delle potenze  $n$  delle discese, onde si abbia  $P = (a - x)^n$ , e  $P' = -n(a - x)^{n-1}$  nascerà

$$y^2 = \frac{2\lambda n F (a - x)^{n-1}}{\pi} \sqrt{gx}, \text{ e } y^4 = \frac{4\lambda^2 n^2 F^2 g x (a - x)^{2n-2}}{\pi^2}.$$

1.<sup>o</sup> Quindi supposto  $n = 2$ , cioè i tempi come i quadrati delle discese, sicchè l'acqua discenda in tempi uguali per altezze proporzionali alla progressione de' numeri dispari 1, 3, 5, 7, 9, ec. come succede nella caduta libera de' gravi, risulta  $y^4 = \frac{16\lambda^2 F^2 g x (a - x)^2}{\pi^2}$ .

2.<sup>o</sup> Supponendo  $n$  una frazione qualunque propria per es.  $\frac{\mu}{\mu + \eta}$ , nasce  $y^4 =$

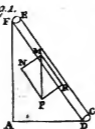
$$\frac{4\lambda^2 \mu^2 F^2 g x}{(\mu + \eta)^2 \pi^2 (a - x)^{\frac{2\eta}{\mu + \eta}}}; \text{ dalla qual equa-}$$

zione si ricorge, che la curva ricercata taglia l'asse, ed ha un asintoto normale all'asse in distanza di  $a$  dall'origine delle ascisse.

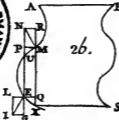
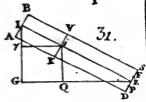
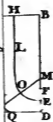
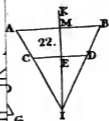
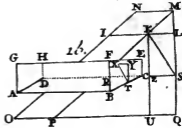
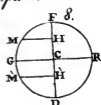
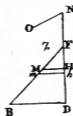
*Fine de' Supplementi.*

*Tav. I. de' Supplementi*

*Fig. 1.*



N  
2.  
M







8.





## S A G G I O

DEL SIG.

TEODORO BONATI

Matematico di Ferrara

*Sopra una nuova Teoria del movimento  
delle acque per i Fiumi.*





## S A G G I O

*Di una nuova Teoria del movimento  
delle acque pei Fiumi*

DEL SIG. TEODORO BONATI

Matematico di Ferrara.

**I**l P. CASTELLI Cassinense fu quegli, che nel 1640. gettò il primo fondamento della Scienza de' fiumi con quel suo teorema, che qualora un fiume non cresce, nè cala, e che in conseguenza si trova in uno *stato di permanenza*, per ogni sua sezione passa una egual copia di acqua in un tempo stesso, qualunque siasi l'ineguaglianza di quelle sezioni. Stabili indi, che le velocità dell'acqua nei fiumi fossero in ragione delle altezze dell'acqua sopra il fondo, ma col solo fondamento di alcune sue sperienze fatte in piccolo con canali artefatti; e si vede che intese di velocità medie, senza cercare se la velocità sia la medesima dalla superficie al fondo, oppure se cresca, o scemi, e con qual legge.

2. Domenico GULIELMINI fece delle sperienze ora con un vaso parallelepipedo mantenuto sempre pieno di acqua mentre questa usciva per un foro fatto in una sponda del va-

so, ed ora con canali artefatti. Le prime davano, che le velocità pel foro fossero in ragione sudduplicata delle altezze dell'acqua sopra il foro. Nelle seconde poi le velocità recederterò non poco sì dalla ragione semplice delle altezze, che dalla ragione sudduplicata delle altezze suddette, come si vede nella Prefazione al trattato *De mensura aquarum fluentium* stampato in Ginevra l'anno 1719. Trattandosi di determinare le velocità dell'acqua pei fiumi, pareva veramente che le seconde, perchè fatte con canali, che sono più analoghi ai fiumi che un vaso parallelepipedo, fossero da preferirsi alle prime: eppure queste non le descrisse nemmeno, e trascurandole affatto si attenne alle prime; ed ecco in compendio il suo sistema.

Fig. 1.

3. La vasca  $QZA$  ( Fig. 1 ) somministra incessantemente acqua al fiume del fondo inclinato  $ODE$ . Si prolunghi la linea di questo fino all'incontro della superficie dell'acqua della vasca, cioè fino al punto  $A$  da denominarsi *origine del fiume*, e tirata l'orizzontale  $AB$ , e la  $BD$  normale al fondo, sia  $DC$  l'altezza dell'acqua della sezione in  $D$ . L'Autore nel lib. 2. prop. 2., e seguenti stabilisce, che le velocità dell'acqua per quella sezione ( prescindendo dalle resistenze ) debbano essere le medesime, che avrebbe l'acqua uscendo liberamente per un'apertura eguale alla detta sezione, e fatta nella sponda  $BD$  di un vaso  
 $BDA$

*BDA* mantenuto pieno di acqua fino in *B*, le quali velocità nei punti *D*, *G*, *C*, ec. sarebbero eguali alle velocità di un grave caduto dalle altezze dell'acqua insistente, o sia come le radici quadrate delle altezze *DI*, *GL*, *CM*, e però esprimibili colle semiordinate corrispondenti *DE*, *GH*, *CF* di una parabola conica *BFE*; e ciò perchè egli si persuadeva, che ogni particella di acqua giunta a qualunque punto *G* della sezione *DC* debba avere la velocità di un corpo solido disceso liberamente sopra un piano liscio, ed inclinato dall'origine *A* del fiume fino in *G*, la quale velocità si trova appunto eguale a quella del medesimo corpo allorchè fosse piombato dall'altezza *LG*. Sopra questo fondamento travagliò tutto quel trattato pieno di proposizioni assai belle, e che reggendo il fondamento farebbero estremamente utili.

4. Se l'acqua in *CD* colle velocità *CF*, *GH*, ec. perdesse la sua gravità, allora sì che potrei concepire come l'acqua inferiore alla sezione *CD*, o sia l'acqua *CDK*, non fosse per fare veruna remora all'altra, che passar deve successivamente per *CD*, perchè supponendo inoltre l'acqua fluidissima, ed il fondo, e le sponde affatto lisce, vedrei come ogni particella *G*, ed ogni altra componente un filamento *GV* in virtù della propria inerzia potrebbe ritenere la velocità *GH*, ch'ebbe in *G*, e la

stessa direzione  $GV$ , con che non potrebbe opporsi in veruna maniera alle altre particelle, che succedono in  $G$  colla medesima velocità, e direzione. Ma subito ch'io considero che l'acqua  $CDK$  è grave, tosto io vedo che gli strati superiori premono gl' inferiori, e che premendoli tendono a schiacciarli, ed inducono in essi un conato di spandersi a tutte le bande, ed in conseguenza anche all'indietro verso l'origine del fiume, tutto che si trovi in moto verso la foce; il qual conato all'indietro dell'acqua  $CDK$  dee fare una remora al movimento dell'acqua, che succede in  $CD$ , onde questa non potrà altrimenti muoversi per  $CD$  con quella stessa libertà, colla quale uscirebbe dall'apertura libera fatta nella sponda del vaso  $BDA$ , come richiederebbe il sistema dell'Autore.

5. Egli è poi certo, che questa teoria non ha avuto luogo nemmeno prossimamente nè nelle accennate sperienze del CASTELLI, le quali furono ripetute da Gio. Domenico CASSINI in Roma, e con lo stesso evento; nè lo ha avuto in quelle del GUGLIELMINI stesso, tutto che sì quelle, che queste sieno state fatte con canali artefatti, cioè retti, e col fondo, e colle sponde lisce, e nei quali perciò le resistenze, che possono nascere dalle scabrezze, ed ineguaglianze dell'alveo, devono esser montate a poco.

6. Meno poi si verifica la stessa teoria  
nei

nei fiumi naturali, perchè questi attese le resistenze, che derivano dalle tortuosità, ed inguaglianze degli alvei, sono ben lontani dall' avere la velocità richiesta dalla teoria del GULIELMINI, cioè quella che compete alle discese delle loro acque, le quali perchè provenienti da origini ben alte dovrebbero avere delle velocità sorprendenti e tali, che nessun fiume sarebbe navigabile.

7. Nè sussiste punto l'applicazione, che fa di questa teoria il P. GRANDI al caso delle resistenze. Sia  $DF$  (Fig. 2) la velocità attuale alla superficie  $DK$  di un fiume  $DL$  da trovarsi colla speriienza, e  $DE$  sia l'altezza competente alla velocità  $DF$ , ed  $EFH$  una parabola conica col vertice in  $E$ , ed  $ACI$  sia un'altra parabola dello stesso parametro, che la prima, e col vertice in un punto  $A$ , che sia a livello della vera origine del fiume nel senso del GULIELMINI (3). Secondo il GRANDI le velocità dalla superficie  $D$  fino al fondo  $G$  del fiume senza le resistenze sarebbero le semiordinate  $DC$ ,  $BM$ ,  $GI$ , come disse il GULIELMINI; ma attese le resistenze incontrate dall'acque nel loro cammino dall'origine vera fino alla sezione  $DG$ , faranno  $DF$ ,  $BN$ ,  $GH$ , come se l'acqua fosse partita da una origine della sola altezza  $DE$ , che dall'Autore si chiama altezza dell'origine equivalente.

8. Ma si offervi, che le resistenze maggiori,

giori, ed in conseguenza i maggiori scemamenti di velocità devono trovarsi presso il fondo, laddove giusta il GRANDI lo scemamento maggiore di velocità caderebbe alla superficie, giacchè  $CF > MN > IH$ , come facilmente si comprende. E qui giova il notare, che lo stesso P. GRANDI non fu già intieramente pago di questo suo sistema: *essendomi passate* (egli dice nella Prefazione) *per la mente altre idee di nuove ipotesi, le quali mi si rappresentavano in aria di maggiore verosimiglianza*.

9. Dopo tutto ciò siatmi lecito, ch'io esponga brevemente ciò, che ho pensato più volte intorno al moto delle acque pei fiumi.  $CD$  sia il fondo inclinato di un tratto regolare di un canale (Fig. 3), ed  $AB$  sia la superficie dell'acqua, la quale sia più inclinata, che il fondo, cioè con esso convergente. S'intenda divisa l'altezza  $AC$  in tante parti eguali, per esempio  $AP$ ,  $PT$ ,  $TC$ , ed in altrettante parti eguali  $BR$ ,  $RV$ ,  $VD$  s'intenda divisa l'altezza  $BD$ . Supporrò, che le particelle  $A$ ,  $P$ ,  $T$  camminino per le linee  $AB$ ,  $PR$ ,  $TV$ , giacchè non vedo ragione, onde in un canale regolare debba accadere diversamente. Si consideri la particella  $E$  di un filamento  $PR$  dell'acqua. Se la verticale  $ES$  esprimerà il peso assoluto di essa, fatto il rettangolo  $ZG$ , farà  $EG$  la forza, colla quale quella particella viene spinta dalla gravità nella direzione del suo

mo:

Fig. 3.

movimento verso  $R$ . Lo stesso si dica di ogni altra eguale particella  $P$ , o  $G$  del filamento  $PR$ , ognuna delle quali vien sollecitata continuamente dalla gravità verso  $R$  con una forza eguale alla  $EG$ , ch'è in ragione del seno dell'angolo  $ESG = SEZ = PE$  d'inclinazione del filamento  $PR$  all'orizzonte.

10. Così ogni altra particella  $I$  di un filamento inferiore  $TV$  viene spinta lungo la linea  $TV$  da una forza  $IK$  derivata dal proprio peso assoluto  $IQ$ . Per essere però la linea  $TV$  meno inclinata all'orizzonte, che la  $PR$ , l'angolo  $IQK < ESG$ ; onde se le due particelle faranno eguali, ed  $IQ = ES$ , farà  $IK < EG$ . Dunque per questa sola ragione nel qui supposto caso della superficie convergente col fondo la velocità dalla superficie andando verso il fondo dovrebb'essere sempre minore. Che se la superficie fosse parallela al fondo, anche tutti i filamenti  $PR$ ,  $TV$  farebbero paralleli fra di loro, e le forze  $EG$ ,  $IK$  farebbero eguali, e per questa sola ragione la velocità dalla superficie fino al fondo in questo secondo caso farebbe eguale. E se la superficie  $AB$  divergesse dal fondo, anche i filamenti  $PR$ ,  $TV$  farebbero divergenti, e la  $EG$  farebbe minore della  $IK$ , e per questa sola ragione in questo terzo caso le velocità dalla superficie fino al fondo farebbero crescenti.

11. Codeste forze  $EG$ ,  $IK$ , che così agitano

tano le particelle  $E$ ,  $I$ , derivate dal loro proprio peso, si possono dire forze intrinseche alle medesime particelle. Ma queste stesse particelle vengono inoltre agitate da altre forze ad esse estrinseche, cioè dalle pressioni delle altre particelle di acqua ad esse contigue, che le attorniano, e che le premono per tutti i versi. E siccome per esempio la particella  $I$  così premuta si muove nella direzione  $IV$ , è forza il dire che in qualunque altra direzione vi sia l'equilibrio fra le pressioni contrarie, che tendono a muovere la stessa particella  $I$ . Altrimenti se mancasse un tale equilibrio, per esempio nella direzione  $IQ$ , la particella  $I$  si muoverebbe in una direzione di mezzo fra la  $IQ$ , e la  $IV$ , e non nella supposta  $IV$ .

12. Basterà pertanto che si esaminino le pressioni di quelle particelle contigue, che possono aver parte nel maggiore, o minor movimento della particella  $I$  nella sola direzione  $IV$ . Si consideri perciò l'acqua  $ATVB$  come divisa in tante colonne verticali insistenti a ognuna delle particelle minime acquee componenti il filamento  $TV$ , delle quali alcune sieno  $L$ ,  $I$ ,  $F$ , le cui colonne insistenti sieno  $LH$ ,  $IO$ ,  $FN$ . Qualunque sieno le velocità dell'acqua da  $O$  fino in  $I$ , farà sempre vero che le dette colonne premeranno continuamente al basso con tutto il loro peso, onde la particella  $I$  in virtù della gravitazione dell'acqua  $OI$  farà un co-

nato

nato a tutte le bande (come comunemente vien dimostrato), ed in conseguenza anche verso  $L$ , proporzionale all' altezza  $IO$ . Ma a questo conato verso  $L$  si oppone l' acqua  $HLI$ , la quale respinge la stessa particella  $I$  verso  $F$  con un conato proporzionale all' altezza del punto  $H$  sopra il punto  $I$ , onde questo prevalerà al conato contrario della  $I$  verso  $L$  col peso della colonna acqua  $H\zeta$  determinata dalla orizzontale  $O\zeta$ , e sarà questa un' altra forza della  $I$  ad essa estrinseca derivata dall' acqua, che le sovrasta, e l' attornia, la qual forza, o peso della colonna  $H\zeta$  la agita verso  $V$  unitamente alla forza  $IK$  derivata dalla gravità. Lo stesso vale per ogni altra particella del filamento  $TV$ , come per la  $F$ , che viene agitata verso  $V$  da una forza intrinseca derivata dalla gravità, ed inoltre da una forza estrinseca eguale al peso della colonna acqua  $Oy$  determinata dalla orizzontale  $Ny$ .

13. Si vede, che codeste forze estrinseche proporzionali alle  $H\zeta$ ,  $Oy$ , ec. sono in ragione del seno d' inclinazione della superficie  $AB$  all' orizzonte, qualunque siasi la profondità della particella  $I$  sotto la superficie, e qualunque siasi la direzione  $IV$  del moto della  $I$  verso  $V$ , e perciò anche quando una tal direzione invece di essere declive, come mostra la figura, fosse orizzontale, od anche acclive, come accade presso i fondi inferiori, ed acclivi dei gorgi,  
che

che s'incontrano nei fiumi, e presso il fondo di quei fiumi, che verso i loro sbocchi in mare hanno il fondo acclive, come il Po grande, od anche presso il fondo acclive dei fiumi al loro accostarsi al ciglio di una qualche cateratta.

14. Quindi è, che per la sola forza estrinseca ora ritrovata di ogni particella *I* le velocità di queste dovrebbero essere esattamente eguali tanto alla superficie, che sotto la superficie, e fino al fondo.

15. Queste due forze, una intrinseca, che deriva dal proprio peso di ogni particella, e l'altra estrinseca, che deriva dalla pressione dell'acqua insistente all'acqua, e nessun'altra, sono le forze, che tendono ad accelerare l'acqua lungo il fiume continuamente, cosicchè se la loro azione non venisse disturbata noi vedremmo i fiumi sempre più veloci quanto più ci accostiamo allo sbocco. Ma questo realmente non accade, giacchè allontanandoci dalla origine, ed arrivati per esempio alla pianura, dove il fondo è tuttora declive, benchè meno, osserviamo la velocità scemata di molto, e talvolta la vediamo scemata anche vie più prima di arrivare allo sbocco.

16. Quest' effetto deriva dalle resistenze, che fanno all'acqua prima le tortuosità del fiume, e poi le scabrezze del fondo, e delle sponde, le quali scabrezze non si può negare che ritardino l'acqua sensibilmente anche in distanza

stanza dal fondo, e dalle sponde, benchè il ritardo sia sempre minore a misura che ci scostiamo da quello venendo alla superficie, e da queste accostandoci al filone. E siccome le resistenze, che derivano dalle scabrezze, giusta le sperienze fatte, crescono in ragione duplicata delle velocità, facilmente accade che continuando le medesime scabrezze, e crescendo la velocità per la continua azione delle accennate forze motrici, crescono altresì le resistenze, ed in maniera che presto arrivano a pareggiare le forze motrici, con che l'acqua presto giugne ad una velocità *terminale* conveniente alle condizioni particolari di un dato tratto di fiume. Che se andando più oltre nello stesso fiume le scabrezze crescano, la velocità diminuirà, e con essa caleranno anche le resistenze, finchè queste si equilibrino di nuovo con le forze motrici, e si abbia così un'altra velocità *terminale* conveniente alle circostanze di quell'altro tratto di fiume. Se scemasse, o crescesse la pendenza del fondo, e della superficie, le forze motrici diverranno diverse, e varia a proporzione riuscirà la velocità *terminale*.

17. L'unico caso da me contemplato, in cui la velocità sotto la superficie potrebbe esser maggiore, che alla superficie, è quando la superficie sia divergente dal fondo (10). Ma questo nei tratti regolari di un fiume non s'incontra, mentre anzi generalmente la superficie  
più

piuttosto converge col fondo, benchè di tanto poco, particolarmente a qualche distanza notabile dallo sbocco, che in certo modo si può considerarla come parallela al fondo. Ed in questo caso le forze rispettive  $EG$ ,  $IK$  riescono eguali, e per le cole dette ai n. 10, 14, se non vi fossero le resistenze, la velocità dalla superficie al fondo sarebbe esattamente la medesima. E perchè nel filone la maggiore resistenza deriva dal fondo, giacchè l'acqua colà è più vicina al fondo, che alle sponde, la velocità nel filone sarà minore presso il fondo, e poi crescerà venendo verso la superficie prima più, e poi meno fino alla superficie, cosicchè la velocità massima sarà alla superficie, e la scala delle velocità sarà una qualche curva, come la  $ABC$  (Fig. 4) dell'asse  $DE$ , essendo  $DA$  alla superficie, ed  $EC$  al fondo.

18. Colla teoria finqui esposta si comprende come un fiume, il quale abbia la superficie più inclinata che un altro, in parità di circostanze dovrà essere più veloce dell'altro perchè abbiamo veduto, che una delle forze motrici è in ragione del seno d'inclinazione della superficie (13). Nel mio sperimento XVIII. contro GENNETE' a un canale artefatto del fondo

Fig. 5.  $AH$  (Fig. 5) con acqua corrente da  $A$  verso  $H$  applicai una chiusa  $MF$ , e l'acqua dispose la superficie come la  $IFN$ , e la velocità in  $B$  era maggiore che in  $C$ , ed in  $D$ . In  $E$  poi il moto

moto era notabilmente accresciuto, e più di tutto in *F*. In *G* il moto bene spesso era vorticoso. Dimandai l'anno 1767 qual fosse la forza, che muove l'acqua in *D*, e che fa crescere la velocità in *E*. Ora dirò, che la forza movente l'acqua in *D*, ed in *E* è l'accennata al n. 12, e trovata al n. 13 in ragione del seno d'inclinazione della superficie dell'acqua sopra *D*, e sopra *E*, e che la velocità in *E* è maggiore appunto perchè ivi l'inclinazione della superficie si fa maggiore.

19. Crescendo in un fiume l'altezza dell'acqua, ancorchè non crescesse l'inclinazione della superficie, crescerebbe la velocità, perchè l'acqua componente quell'altezza di più come più lontana dal fondo sentirà meno le resistenze di questo, e potrà ubbidire più alle sue forze motrici, che l'altra, che componeva la sola altezza di prima, e si muoverà più, e metterà anche più in moto l'acqua sottoposta. Maggiormente poi crescerà la velocità se, crescendo l'altezza, cresca ancora l'inclinazione della superficie.

20. Crescendo la larghezza senza che scemi l'altezza e l'inclinazione di superficie, le parti di mezzo del fiume saranno più lontane dalle sponde, le cui scabrezze faranno perciò un minor ritardo al filone, onde questo si muoverà più, e metterà più in moto il rimanente.

21. Egli è questo il saggio di teoria del mo-

Movimento delle acque pei fiumi, ch'io mi era prefisso di esporre. Ora verrò esaminando quanto questa teoria si concilj colla sperienza. Il metodo più insinuato dagli Autori, ed il più applaudito per iscoprire colla sperienza il moto dell'acqua anche sotto la superficie, è stato quello di un pendolo, o sia di una palla  
 Fig. 6. *B* (Fig. 6) attaccata con un filo a un punto fisso *A* da immergersi sotto la superficie *DE* dell'acqua di un fiume corrente da *D* verso *E*, la quale perciò terrà la palla col filo lungi dalla verticale *AD* più, e meno secondo la diversa velocità dell'acqua, ed il diverso peso specifico della palla, pretendendosi di poter ricavare così la velocità dell'acqua nel sito della palla colla sola osservazione dell'angolo di deviazione della parte del filo fuori dell'acqua.

22. Di questa fatta di sperimenti proposti dal GUGLIELMINI, dal P. GRANDI, dall'ERMANO, ed ultimamente dal chiarissimo P. Ab. CAMETTI nella sua *Mechanica fluidorum* l'anno 1777 ne vedo fatti non pochi dal ZENDRINI, dai Matematici di una Visita al Po grande l'anno 1729, dal P. LECCHI, e dal Sig. MICHELOTTI; i quali generalmente hanno trovato, che alle immersioni più profonde della palla ha corrisposto un maggior angolo di deviazione del filo dalla verticale, e generalmente hanno convenuto, che le velocità dell'acqua nel sito della palla fossero in ragion duplicata delle

delle tangenti dei detti angoli, d'onde ne verrebbe, che a maggiori profondità sotto la superficie corrispondano velocità sempre maggiori, affatto contro la mia teoria (17).

23. Due inavvertenze a mio giudizio si sono commesse in questo genere di sperimenti dai loro Autori. L'una è, che quando la palla è immersa a qualche profondità, l'angolo di deviazione del pendolo non deriva solamente dall'azione dell'acqua contro la palla, come essi hanno creduto, ma deriva ancora dall'azione dell'acqua contro quella porzione di filo, che si trova immersa, ed esposta all'acqua. Per la qual cosa quand'anche la velocità dell'acqua sotto la superficie, e fino al sito della palla, si mantenesse la medesima che in superficie, l'angolo di deviazione del filo, che si osserva fuori dell'acqua, dovrebbe necessariamente esser maggiore, che quando la palla fosse appena sotto la superficie; e approfondando la palla di più, il detto angolo crescerebbe di più, perchè l'acqua agirebbe contro una porzione maggiore di filo.

24. L'altra circostanza non avvertita è, che il filo essendo pieghevole dee disporfi sotto l'acqua in una curva *EOF*, che vien detta *flaire*, e per determinare la quale converrebbe che fosse nota la scala delle velocità dell'acqua, ch'è appunto quella che si cerca.

25. Da quest'ultima considerazione si fan-

K k

no

no palesi altri due inganni de' soprannominati Autori: L' uno è, che hanno giudicato la palla nel punto *G* della retta *AE* prolungata, ed in conseguenza alla profondità *IG*, che è minore della vera profondità *HF*. L' altro poi più interessante è, che hanno dedotto la velocità dell' acqua nel sito da essi supposto della palla dalla grandezza dell' angolo *DAE* di deviazione del filo non sommerso, quando veramente non potrebbe dedursi che dall' angolo *cam*, che fa colla verticale *am* il diametro *ac* della palla, che parte dal punto *a* di sospensione della palla dal filo; il qual angolo ognun vede ch'è sempre minore dell' angolo *DAE* ( per essere  $cam = iFn$ , e  $DAE = EnH > iFn$  ); e farà eguale all' angolo *DAB* nel caso, che la velocità in *F* sia eguale alla velocità in *B*; e farà anzi minore dell' angolo *DAB* nel caso, che la velocità in *F* fosse minore che in *B*.

26. Per tutte queste ragioni i suddetti Autori hanno errato, e l' errore dev' essere stato maggiore secondo che la palla è stata di un peso specifico minore, e secondo che il filo è stato più grosso, e più sott' acqua. La grossezza del filo ci vien taciuta da tutti; ma egli è certo, che quei fili hanno retto al peso della palla, ed all' impressione dell' acqua contro la palla, dal che si può concludere, che la loro grossezza non sia stata indifferente, e trascurabile, come me lo ha poi mostrato lo sperimento, che vengo a descrivere. 27.

27. In un canale largo piedi 15 circa (parlerò a misura di Parigi), e profondo sei piedi, con un galleggiante trovai, l'anno 1769, che la velocità dell'acqua in superficie era di piedi 2. 4 per ogni minuto secondo. Nel fondo *GT* (Fig. 7) del medesimo canale presso un ponte di legno, che non angustiava punto il corso dell'acqua, conficcai verticalmente una tavola *PB* di tale lunghezza, che superava la superficie *CD* dell'acqua, avendo fatto che la faccia *AB* fosse parallela alle sponde, o sia a seconda del corso dell'acqua diretto da *C* verso *D*. Ben fermata la tavola con una mano in *O*, io immergeva a poco a poco l'asta *OE* facendo strisciare un risalto *F* dell'asta lungo la costa *Pn* della tavola, intorno al quale risalto *F* l'asta potea aggirarsi accostandosi alla tavola ora con l'estremità *E*, allorchè l'acqua investiva con maggior forza la parte *FE* che l'altra *FC*, ed ora con l'estremo *O*, se l'acqua spingeva con più di forza la parte *FC* che l'altra *FE*.

Fig. 7.

28. Lo scopo mio era di trovare quella immersione, in cui la forza dell'acqua contro *FE* si equilibrava con l'altra contro *FC*. Arrivato al punto di tale equilibrio io me ne accorgeva facilmente, perchè allora colla mano io sentiva, che l'estremo *O* nè mi veniva spinto dall'acqua verso la tavola, nè mi veniva allontanato dalla medesima.

29. In uno di questi sperimenti la parte *FE* era di un piede, e tentando trovai il detto equilibrio quando *FC* fu di 11 pollici; il che mostra, che quell'acqua fino alla profondità di quasi due piedi sotto la superficie correva con una velocità minore, che in superficie, però di poco. Nel secondo sperimento io avea mutato luogo al risalto *F* dell'asta in maniera, che *EE* era di due piedi, e tentando di nuovo trovai il descritto equilibrio quando *FC* fu di un piede e mezzo: il che mostra, che alla profondità di tre piedi e mezzo, o sia di piedi 2. 6 sopra il fondo, la velocità era sensibilmente minore che in superficie.

30. Nel medesimo sito feci uso di un pendolo. La palla era del diametro di due pollici, ed immersa nell'acqua perdeva la metà del suo peso. Il diametro del filo era due terzi di linea, e lo stesso filo era attaccato a un punto fisso *A* (Fig. 8) sopra l'acqua *BD*, piedi 2. 11. Nella prima immersione il filo *AC* era di piedi 3. 6, e l'angolo *BAC* fu tale, che l'orizzontale *BF* riuscì di pollici 18 prossimamente, cosicchè la palla rimaneva sotto la superficie dell'acqua corrente alquanto meno di due pollici e mezzo.

31. Avendo dato al filo una lunghezza maggiore *AE* di piedi 6. 11, ebbi l'angolo *BAD*, essendo *BD* di pollici 32, e *DE* di piedi 2. 8. 4.

32. Le linee rette eguali  $CG$ ,  $EL$  verticali esprimano il peso della palla nell'acqua; il qual peso in  $C$  equivalerà a due forze  $CK$ ,  $CH$ , ed in  $E$  a due altre forze  $EN$ ,  $EM$ . Ma le due forze  $CH$ ,  $EM$  devono equilibrarsi colle forze contrarie dell'acqua, le quali sono come i quadrati delle velocità in  $C$ , ed in  $E$ . Dunque secondo i soprannominati Autori i quadrati delle velocità in  $C$ , ed in  $E$  avrebbero dovuto essere  $:: CH : EM :: GK : LN :: BF : BD$ , ed in conseguenza la velocità in  $C$  alla velocità in  $E :: \sqrt{BF} : \sqrt{BD} :: \sqrt{18} : \sqrt{32}$  ( vegg. n. 30. 35. )  $:: \sqrt{(9 \cdot 2)} : \sqrt{(16 \cdot 2)} :: 3 : 4$ , cioè secondo essi la velocità in  $E$  dovrebbe essere stata sensibilmente maggiore, che in  $C$ ; dovechè secondo le sperienze precedenti la velocità in  $E$  era sicuramente minore, che in  $C$  ( 29, 30 ).

33. Dopo tutto ciò parmi di poter concludere, che l'uso di tai pendoli non è punto al caso per iscoprire le vere velocità dell'acqua a qualche profondità notabile sotto la superficie, e che dalle sperienze fatte con essi non si può tirare veruna conseguenza nè favorevole, nè contraria a una qualche teoria.

34. Lo stesso affatto convien dire di altri sperimenti fatti in Po con una certa *Fiasca* riferiti dal P. GRANDI alla fine del suo primo libro, e da Eustachio MANFREDI nelle Annotazioni al trattato della natura de' fiumi del

GUGLIELMINI. La detta Fiasca, che dal P. GRANDI si dice *Idrometrica*, era stata proposta dal NADI del 1721 in occasione di una Visita al Po: Era questa un vaso *A* (Fig. 9) di latta più lungo che largo, con un fottil foro in *E* aperto verso la sommità della parte più stretta, e con un tubo annesso *BG*, per cui passava un filo attaccato a una fusta, cosicchè tirando il filo in *G* il foro *E* restava aperto, e rallentando il filo quel foro restava chiuso. Immersa la Fiasca a varie profondità sotto la superficie *MN*, e tenuto il foro *E* aperto per un dato tempo, e rivolto contro la corrente, l'acqua entrava per *E* mentre l'aria contenuta nella Fiasca poteva uscire pel tubo *BG*. Le quantità di acqua, che in tempi eguali entrarono per *E* nella Fiasca tenuta a diverse profondità, furono sempre in ragione sudduplicata delle altezze dell'acqua del fiume sopra il foro *E*; dal che si volea arguire, che tale fosse la ragione delle velocità dell'acqua del Po a quelle diverse profondità. Ma siccome lo stesso avvenne quando le sperienze furono ripetute in un'acqua stagnante, si dovette concludere che il metodo era inutile.

35. Altre sperienze sono state fatte col *Tubo ricurvo del PITOT*. Adoperò quest' Autore un tubo di vetro *AEF* ricurvo in *E* (Fig. 10) assicurato nell'acqua corrente con certa macchinetta da esso descritta nelle Memorie dell'Ac-

Accademia Reale delle Scienze di Parigi all'anno 1732. Immerse il tubo a diverse profondità  $CE$  sotto la superficie  $CD$  della Senna, e tenendo la bocca  $F$  diretta contro il corso dell'acqua, notò le altezze  $CB$ , cui saliva l'acqua dentro il tubo sopra il livello dell'acqua esteriore  $CD$ . La velocità, che può acquistare un grave cadendo liberamente dall'altezza  $BC$  trovata in ciascuna immersione, era secondo l'Autore la velocità dell'acqua in  $F$ . Il ZENDRINI (*Leggi ec. delle acque correnti* pag. 134) sospetta, che l'altezza  $BC$  non sia proporzionale alla forza dell'acqua in  $F$ , e che parte di questa forza s'impieghi in penetrare attraverso il cilindretto acqueo  $EC$  stagnante nel tubo; ed il Sig. Francesco Domenico MICHELOTTI (*Sperimenti Idraulici* vol. I. pag. 148) credette, che la forza della corrente in  $F$  dovesse misurarsi non dalla sola altezza  $CB$ , ma da tutta l'altezza  $EB$ , cosicchè le velocità in  $F$  farebbero come le radici quadrate delle altezze  $EB$  per essere le forze come i quadrati delle velocità. Io per accertarmi del vero col fatto mi son servito di un tubo  $AEF$  di latta, dentro il quale avea inserito una bacchetta sottile, e leggiera  $GB$ , lunga come  $AE$ , che galleggiava sopra l'acqua mediante un pezzo di sughero applicato all'estremo  $B$  di modo, che la porzione  $AG$  esterna della bacchetta mi dinotava l'altezza del cilindro acqueo  $EB$  dentro il tu-

bò; ed in varie immersioni più, e meno profonde la porzione *CB* fu prossimamente la medesima tuttochè variaffero le altezze *BE*. E siccome questo mi accadde in quel medesimo luogo, dove io mi era accertato colle sperienze del n. 29, che l'acqua correva pressochè colla medesima velocità in superficie, e sotto la superficie fino alla profondità del mio tubo, mi sono con ciò assicurato che non abbia luogo la difficoltà del ZENDRINI, e del Sig. MICHELOTTI.

36. Di più il Sig. MICHELOTTI dopo un qualche carteggio con me replicò le sue sperienze, e nel suo secondo Volume stampato in Torino l'anno 1771 dice di aver immerso un tubo ricurvo di latta simile al mio colla bocca inferiore rivolta secondo la direzione del corso dell'acqua, e di aver osservato, che allora nel tubo l'acqua si componeva al livello della esteriore, e che rivolta la stessa bocca contro la corrente l'acqua interna si elevò nel tubo sopra l'esterna; e spiega il fenomeno con dire, che nel primo caso la sola pressione dell'acqua esteriore facea salire l'acqua nel tubo, e che nel secondo caso alla semplice pressione si aggiunse una forza prodotta dal movimento dell'acqua corrente; e perciò conviene, che in tali casi la celerità dell'acqua si possa argomentare dal maggior alzamento dell'acqua dentro il tubo sopra l'acqua al di fuori del tubo alla maniera del PITOT.

37. Ma in diverse immerfioni fatte dal PITOT del suo tubo sotto il ponte reale della Senna, delle quali la maffima fu a tre piedi sotto la superficie, l'acqua dentro il tubo fi alzò sempre egualmente sopra l'acqua esterna. Dunque colà per le cose dette fino a tre piedi sotto la superficie la velocità fu sensibilmente la medesima.

38. Il chiariffimo Sig. Ab. XIMENES negli anni 1778, 1779 adoperò la seguente macchina. *AB* (*Fig. 11.*) è un albero verticale, Fig. 11. che potea muoverfi liberamente intorno ai perni *A*, e *B*. Alla rotella *C* era avvolto un filo, che passava sopra una puleggia *D*, e che portava un peso *E*. A qualunque profondità *MN* sotto la superficie *GH* dell'acqua potea fermare all'albero *AB* una ventola *F* con due braccioli *a*, *c*; ed il peso *E* dovea essere tale, che tenesse la ventola pressochè ferma normalmente contro il corso dell'acqua. Dalle misure della ventola, dei suoi braccioli, della rotella, e del peso *E* di ciascuna sperienza deduce l'altezza di quel prisma di acqua, che premeva la ventola, la quale altezza è quella, che conviene a un corpo cadente per acquistare la velocità dell'acqua nel sito della ventola. Da una serie di sperienze dedusse, che dalla superficie fino a un certo punto verso il fondo l'acqua si manteneva egualmente veloce; e che da quel punto fino al fondo la velocità diveniva sensibilmente sempre minore.

39. Finalmente dirò di uno sperimentò, che per quanto io sappia è stato il primo ad essere tentato per investigare in qualche maniera nei fiumi il rapporto della velocità dell'acqua sotto la superficie a quella della superficie: ed è quello del P. CABEO Ferrarese con un'asta

Fig. 11. *AB* (Fig. 12.) di legno con un corpo in *B* di un peso specificamente maggiore di quello dell'acqua, e con alcune vessiche in *C*, buttata nell'acqua di un fiume colla superficie *MN*, e corrente da *M* verso *N*. Ecco che ne dice l'Autore nel suo libro primo delle Meteore stampato in Roma l'anno 1686 al testo 60: *Si enim poneret hastam in aqua stagnanti, pars eminent AC esset perpendicularis ad superficiem aquae; similiter si moveatur tota aequali velocitate, servaret semper eandem positionem. At videbis partem eminentem hastae supra superficiem aquae inclinari ad partem anteriorem, quod est evidens argumentum superiorem partem aquae velocius fluere.*

40. Fin qui ho parlato degli sperimenti fatti da altri, non avendone inserito dei miei, che per incidenza, e parmi di aver mostrato, come di essi alcuni non sono punto atti a dinotar bene le velocità sotto la superficie, come sono tutti gli sperimenti fatti con Pendoli, e gli sperimenti fatti colla Fiasca Idrometrica del NADI; e che tutti gli altri mostrano chiaramente, che nei siti degli sperimenti le velocità sotto la superficie o sono state eguali alla velocità

cità della superficie, o ne sono state minori; come richiede generalmente la mia teoria. Ora in conferma di questo soggiungerò alcuni altri sperimenti miei.

41. Di due sperimenti fatti da me in Roma l'anno 1763 non farò parola, perchè fatti in piccolo, e perchè si possono vedere in due Raccolte una stampata in Parma, e l'altra in Firenze, e sono i due primi dell'*Aggiunta di Sperimenti* contro GENNETÈ; onde passerò ad altri, de' quali il primo sia il da me replicato più volte trovandomi in qualche barca. Ho fatto, che questa si muova a seconda del corso dell'acqua, e colla velocità dei galleggianti vicini. Esprima *AC* (Fig. 13.) la superficie di quell'acqua corrente da *A* verso *C*. *DE* era un'asta di legno lunga sei, otto, dieci piedi (talvolta era un remo), ch'io immergeva nell'acqua verticalmente, cosicchè restava fuori dell'acqua con una porzione *BD*, e per tenerla in tal positura io non impiegava altra forza che quella di premere colla mano in *D* in giù quanto bastava per impedire, che l'asta, perchè di un minor peso specifico dell'acqua, non venisse spinta all'insù dall'acqua medesima. E quando il corso della barca diveniva per esempio alquanto maggiore di quello dei galleggianti, l'asta si piegava con forza girando l'estremo *E* verso *A*; succedendo il contrario qualora la barca diveniva, anche per poco, più  
lenta

Fig. 13.

lenta dei galleggianti vicini. Dal che si vede manifestamente, che quando la barca andava del pari coi galleggianti, e che l'estremo *E* non mi veniva portato nè verso *A*, nè verso *C*, si vede, dissi, che l'acqua sotto la superficie non correva sensibilmente più, che in superficie, perchè se avesse corso più sotto la superficie, mi avrebbe portato l'estremo *E* verso *C*.

42. Altre volte essendo pure in barca ho immerso nell'acqua dei mattoni appesi ognuno ad uno spago, che venivano tenuti da me, e da altri colla mano sporta fuori della barca. Gli spaghi erano di diverse lunghezze, e quando mi trovava colla barca in siti regolari del fiume, e che la barca andava del pari coi galleggianti vicini, le porzioni di spago fuori dell'acqua erano sensibilmente verticali, a riserva dei più lunghi (i cui mattoni attaccati si accostavano al fondo del fiume), de' quali le porzioni fuori dell'acqua si vedevano sensibilmente inclinate all'avanti, dinotando così, che presso il fondo la velocità diveniva minore.

43. Nel sito descritto al n. 27, e dove mi era assicurato, che l'acqua alla profondità di due piedi e mezzo circa correva con una velocità minore, ma di poco, che in superficie, buttai una canna *DE* avente in *E* un mattone di tal peso, che dopo pochi bilanciamenti restò immersa con una porzione *BE*  
lunga

lunga non più di tre piedi, essendo trasportata dall'acqua con una positura sensibilmente verticale, a riserva di alcuni pochi tratti, nei quali camminò inclinata all'avanti, ma di poco. Altre volte, e non poche, ho ripetuto questo sperimento nel Po grande servendomi colà non di canne, ma di aste di legno ora con mattoni, ed ora con piombo in *E* di tal peso, che l'asta rimaneva sopra l'acqua con una lunghezza di un piede, o due, essendo il Po ora con acqua mediocre, ed ora in piena, ed essendo la porzione *BE* talvolta di 10., talvolta di 15., ed una volta di 20 piedi; ed in questi casi vidi tali aste qualche volta sensibilmente verticali, ma per lo più inclinate all'avanti, benchè di poco, a riserva delle volte, ch'io mi sono incontrato dove l'acqua avea dei moti irregolari, nei quali qualche volta l'asta è stata inclinata all'indietro, ed una volta avendo due aste una più lunga dell'altra, una di queste era inclinata a una parte, e l'altra a un'altra nel medesimo tempo, indizio di un movimento vorticoso.

44. Ecco pertanto un'altra mano di sperimenti, dai quali ho appreso, che nei fiti regolari dei fiumi le velocità dalla superficie al fondo o sono sensibilmente le medesime fino a un certo punto poco distante dal fondo, come dice di aver osservato il Sig. Ab. XIMENES, o (il che mi sembra più naturale) decrescono,  
ma

ma da principio assai poco, facendosi poi gradatamente vie maggiore il decrescimento a misura che si va più verso il fondo, e con quella legge, che non è per anche nota. Per la qual cosa parmi di dire a ragione, che la teoria da me esposta concorda assai bene colla sperienza; desiderando io per altro, che altri ancora si occupino in esperimenti di questa natura; perchè instituite con metodo più serie di consimili sperienze in fiumi diversi, ed in istati diversi potrebb'essere, che si arrivasse un dì ad avere una legge delle velocità delle acque correnti pei fiumi sufficientemente prossima al vero, colla quale date le misure, e le condizioni di un fiume si possa senz'altro dire qual sia la sua portata, punto molto interessante pel regolamento dei fiumi. Ma finchè ci mancano codeste serie di sperimenti come trovare la portata di un fiume? Sarà questo il soggetto dell' Articolo, che segue.

*Nuovo metodo per trovare colla sperienza la quantità dell' acqua corrente per un fiume.*

45. Per misurare l'acqua corrente per un piccolo canale largo per esempio tre palmi, ed alto uno, se il canale era irregolare, il P. CASTELLI (prop. 1. l. 2.) applicava ad esso un Regolatore, o sia un letto orizzontale di legno, e due sponde verticali di legno; ed inferior-

riormente al Regolatore intestava il canale, e ad una sua ripa presso il Regolatore applicava tanti sifoni, che assorbissero tutta l'acqua sovravveniente di modo, che il canale per l'applicazione di essi non crescesse, nè calasse. E trovata colla speriienza quant'acqua scaricava in un dato tempo ciascun sifone sapeva dire la portata del canale; o sia quant'acqua passava per una sezione regolare di esso (qual era quella del Regolatore) anche non essendovi l'intestatura. Trattandosi in secondo luogo di un canale più grosso, per esempio largo 20. palmi, ed alto 5, per averne la portata applicava a questo pure un Regolatore o di legno, o di muro, e superiormente a questo derivava dal canale un canaletto largo tre, o quattro palmi applicandovi un Regolatore. Coi sifoni misurava la portata di questo, e dal rapporto delle altezze, e larghezze dell'acqua corrente pei due Regolatori argomentava (colla sua regola delle portate in ragione delle larghezze, e dei quadrati delle altezze) qual fosse la portata del canale maggiore. Accadendo in terzo luogo di dover trovare la portata di un fiume grosso, proponeva, che si applicasse a questo un Regolatore, e che dal fiume si divertisse un canale misurabile, come il precedente, e che colla regola accennata si trovasse anche la portata del fiume grosso. Non gli faceva caso la spesa grave che potrebbe occorrere per fare  
tai

tai rilievi dicendo, che i concetti grandi, come quello di misurare l'acqua di un fiume grosso, non devono cascare in mente, che a persone grandi, a Principi potenti, e che possono fare una qualche spesa per isfuggire altre spese maggiori, che si farebbero per mancanza della cognizione della quantità ricercata dell'acqua, e per isfuggire anche dei disgusti fra i medesimi Principi.

46. Ma quantunque alla regola delle velocità come le altezze, o sia delle portate come le larghezze, ed i quadrati delle altezze, si conformino più sperienze in piccolo; pure perchè tal regola è tuttora senza dimostrazione, nè è ancora ben verificata da sperienze in grande, non vedo, che questo metodo del CASTELLI per trovare la misura dell'acqua corrente per un fiume sia da abbracciarfi.

47. Il GUGLIELMINI pure si vale di uno, o più Regolatori, ma in una maniera diversa. Propone, che al Regolatore si applichi una Cateratta, la quale si cali fino a un piede, o due, sotto la superficie dell'acqua corrente pel Regolatore, con che l'acqua sarà obbligata a gonfiarsi superiormente alla cateratta. E supponendo le velocità dell'acqua corrente per quella sezione così diminuita come le ordinate di una parabola conica col vertice alla superficie dell'acqua sostenuta, trova la quantità dell'acqua del fiume. Se il fiume è così grande, che  
non

non vi si possa adattare un Regolatore, suggerisce, che col metodo prescritto si misuri l'acqua dei fiumi minori, che lo compongono, come meglio si può vedere alla fine del lib. 4. della *Misura delle acque correnti*, dove alla difficoltà della molta spesa risponde col sentimento sopra riferito del P. CASTELLI.

48. Ma ho mostrato, che la velocità delle acque correnti non sono già come qui vuole l'Autore ( 4, 5, 6, ). Dunque nè anche questo metodo del GUGLIELMINI è al caso nostro.

49. Altri hanno scielto più perpendicolari di una sezione del fiume, e adottando per sicuro l'uso del pendolo hanno con quello indagato la velocità dell'acqua a diverse profondità di ciascuna perpendicolare, indi trovata una velocità media fra tutte le pretese trovate velocità hanno moltiplicato questa nella sezione stessa. Ma ho mostrato quanto sia fallace l'uso del pendolo ( 21, 22, 23, 24, 25 ), perciò fallaci faranno stati ancora i risultati di tai rilievi.

50. Potrebbe cader in pensiero a taluno di adoperare il tubo ricurvo del PITOT in luogo del pendolo. Ma convenien sapere in primo luogo, che l'acqua interna al tubo è soggetta ad oscillazioni sensibili, particolarmente dove il corso dell'acqua è più veloce, onde conviene scegliere un'altezza di mezzo con una estimazio-

ne oculare, che non può tenerfi per molto precisa. Oltre di che nei fiumi grandi, ed in tempo di piena, come poter fermare il tubo nel filone, ed a profondità considerabili? Anche la ventola del Sig. Ab. XIMENES è soggetta alle sue oscillazioni, ed è difficile il praticarla in tempo di acque alte. L' Autore non ne ha fatto uso finora in un' altezza di acqua, che sia maggiore di piedi 9. 9 di Parigi. Promette di tentare con essa delle sperienze nell' Arno in tempo di mezze piene. Ma in tempo di piena dispera affatto, mentre che il maggior bisogno di tali sperienze è nel colmo delle piene.

51. Il metodo, ch' io sono per proporre è appunto tale, che si può praticare anche in tempo delle piene, e con una spesa discreta, e di gran lunga minore di quella, che contemplavano il CASTELLI ed il GUGLIELMINI (45, 47). Non è altro che una modificazione del metodo del P. CABEO, voglio dire, che dove il P. CABEO adoperava delle aste *AB* (Fig. 12.) di legno con un peso in *B*, e con delle vessiche in *C*, io propongo delle aste consimili, ma senza vessiche, e con una parte infima *EB* (Fig. 14.) o di metallo, o armata di metallo in modo, che tutta l' asta *AB* sia un cilindro, ed il metallo dev' essere tanto, che l' asta così preparata posta in un' acqua stagnante abbia a mettersi da se in una positura verticale, e galleg-

leggiare con una porzione  $AC$  di un piede, o due fuori dell'acqua. Della preparazione di queste aste ( ch'io chiamo *ritrometriche* ) parlerò verso il fine.

52. Intanto volendo la portata attuale di un fiume, si scielga di esso un tratto  $CP'$  ( *Fig. 15.* ) di duecento, o più tese, che sia *Fig. 15.* dei più retti, e dei più regolari. Si butti una delle descritte aste in un punto  $H'$  quindici, o venti tese superiormente al punto  $C$ . Questa dopo alcuni bilanciamenti arriverà in  $C$  portata dall'acqua sensibilmente parallela a se stessa, e con moto regolare, ed equabile, e questa sia la  $AB$ , che supporrò inclinata all'avanti. Mostre-  
rò come con quest'asta si possa scoprire assai prossimamente le velocità dell'acqua dalla superficie  $CP'$  fino al fondo *rl* lungo il cammino, che farà l'asta da  $C$  in  $P'$ .

53. Convien esaminare tutte le forze, che tendono ad agitare l'asta  $AB$  essendo  $HMLK$  la curva dell'asse  $IH$  ( 12 ), alla quale terminano le velocità dell'acqua, che porta l'asta. Una di queste forze è il peso assoluto dell'asta stessa, il quale si può intendere come raccolto nel centro di gravità dell'asta; e codesto centro sia nel punto  $D$ ; e la verticale  $DE$  esprima il peso suddetto, che ( fatto il rettangolo *im* ) equivale a due forze  $Di$ ,  $Dm$ . Un'altra forza è quella, colla quale l'acqua spinge all'insù ogni porzione della parte immersa  $CB$   
L12 dell'

dell' asta, la qual forza, per essere la parte  $CB$  cilindrica, si può considerare come raccolta nel punto  $F$  di mezzo della stessa parte  $CB$ , e si può esprimere con una verticale  $FG$ , che ( fatto il rettangolo  $hk$  ) equivale alle due forze  $Fk$ ,  $Fh$ . E codesta forza  $FG$  si trova eguale al peso di un volume di acqua eguale alla porzione sommersa  $CB$  dell' asta. Le altre forze, che tendono ad agitare l' asta sono le impressioni dell' acqua, che la urta dove in un modo, e dove in un altro. Imperocchè è manifesto, che l' asta non potrà muoversi tutta colla velocità massima  $IK$ , nè colla sola velocità minima  $NM$ , e che si ridurrà ad una velocità di mezzo; e questa sia la  $OL$  comune all' acqua nei punti  $O$ ,  $P$ : di modo che da  $P$  in su l' acqua è più veloce dell' asta, e da  $P$  in giù è l' asta, ch' è più veloce dell' acqua. Quindi nel punto  $Q$  la velocità dell' acqua è  $ut$ , e quella dell' asta è  $uS = OL$ . Dunque in  $Q$  l' acqua investe l' asta colla velocità rispettiva  $S$  spingendola da  $Q$  verso  $S$ . Ma in  $T$  la velocità dell' acqua è  $XY$ , e quella dell' asta è  $XZ = OL$ . Dunque in  $T$  l' asta fende l' acqua colla velocità  $YZ$ ; e l' acqua reagisce in  $T$  contro l' asta con quella stessa forza, colla quale investirebbe l' asta, che fosse ferma, colla velocità  $ZY$  diretta da  $T$  verso  $a$ .

54. Esprimiamo codeste forze dell' acqua. La lunghezza  $CB$  della parte immersa dell' asta  
fi

fi dica  $= b$ , ed il suo diametro  $= i$ . Si metta con ARCHIMEDE, che il quadrato del diametro all'aja del cerchio stia come 14 a 11; e si troverà  $\frac{11 i^2}{14} =$  alla base del cilindrico  $CB$ .

Dunque  $\frac{11 bi^2}{14}$  sarà il volume del cilindro  $CB$ .

Il peso di un equal volume di acqua sia  $P$ . Onde  $FG = P$  ( 53. ): Si cerchi l'impresione  $Qg$ , che fa all'asta normalmente uno strato sottilissimo  $QS$  dell'acqua colla velocità rispettiva  $St$ . Poichè  $b$  è la lunghezza del cilindro  $CB$ , ed  $i$  il suo diametro, sarà  $bi$  la sua sezione per l'asse. Pertanto si concepisca, che codesto piano  $bi$  sia situato in  $rb'$  verticalmente, e che sia incontrato dall'acqua direttamente in tutta l'altezza  $cb'$  colla velocità  $St = u$ ; intendo per  $u$  lo spazio, che può correre l'acqua uniformemente in un tempo  $k = 1''$  colla detta velocità. La caduta libera di un grave nel detto tempo  $k$  sia  $h$ . Si sa, che la velocità alla fine di tale caduta è  $2h$ . Ma come i quadrati delle velocità di un corpo cadente, così sono le cadute, o sia le altezze dalle quali il corpo cadendo liberamente acquista quella velocità. Dunque facendo  $4h^2 : u^2 :: h : \text{al quarto termine } \frac{u^2}{4h}$ , questo sarà la caduta competente alla velocità  $u$ .

55. Anche secondo le sperienze dei Signori

d'ALEMBERT, CONDORCET, e BOSSUT pubblicate l'anno 1777 l'impressione dell'acqua al detto piano *bi* è eguale al peso di un prisma di acqua, che abbia per base lo stesso piano, e per altezza la trovata altezza  $\frac{u^2}{4h}$  (54.), con qualche cosa di più. Non computando qui quel di più, ch'è poco, il volume dell'indicato prisma di acqua sarà  $\frac{biu^2}{4h}$ . Ma il peso del volume  $\frac{11bi^2}{14}$  di acqua si è detto *P* (54.), e come i volumi di acqua così sono i loro pesi: dunque il peso dell'acqua del volume  $\frac{biu^2}{4h}$  sarà  $\frac{7Pu^2}{22hi}$ , ch'è l'impressione ricercata dell'acqua contro il piano *bi* situato in *cb'*.

56. Ora al suddetto piano s'intenda sostituito un cilindro *CB* del diametro *i*. Dalle sperienze 55, ed 89 de' soprannominati Signori, ed anche da altre del Sig. BORDA fatte nell'aria (*Memorie dell'Accademia di Parigi* 1760.) raccolgo, che la detta impressione contro il piano *bi* sta all'impressione contro il cilindro sostituito come 20 a 11. Dunque facendo  $20 : 11 :: \frac{7Pu^2}{22hi}$  (55.) : al quarto termine  $\frac{7Pu^2}{40hi}$ , questo sarà il peso eguale all'impressione

ne

ne fatta dall' acqua al detto cilindro posto verticalmente in  $cb'$ . Sia  $Hu = x$ , ed  $Ss = dx$ .

Facendo  $cb' : Ss :: \frac{7Pu^2}{4obhi}$  : al quarto termine

$$\frac{7Pu^2 \cdot Ss}{cb' \cdot 4obhi} = \frac{7Pu^2 dx}{4obhi}, \text{ questo sarà l' impressio-}$$

ne al cilindro verticale fatta in  $Ss$  dallo strato di acqua  $QSs$  colla velocità  $u = St$ . E perchè l'angolo  $H'CB$  d'incidenza dell' acqua sopra l' asta io l' ho trovato sempre maggiore di un semiretto, secondo le dette sperienze del 1777, l' impressione normale al cilindro collocato in  $cb'$  all' impressione normale al cilindro  $CB$  in  $Q$  fatta dallo stesso strato di acqua  $QSs$  starà come  $CB$  a  $Cq$  essendo  $Cq$  verticale incontrata dalla orizzontale  $BqN$ . La prima tro-

vata  $= \frac{7Pu^2 dx}{4obhi}$  sia espressa con una linea orizzontale  $QR$ , e la seconda sia espressa con una  $Qg$  normale all' asta; e sia  $HI = m$ ,  $HN = n$ , ed  $HO = q$ : onde  $IN = m - n = Cq$ , e si avrà  $CB (= b) : Cq (= m - n) :: QR (= \frac{7Pu^2 dx}{4obhi}) : Qg =$

$$\frac{7P \cdot (m - n) \cdot u^2 dx}{4ob^2hi}, \text{ essendo } u^2 dx = (St)^2 \cdot Ss;$$

$$\text{onde } \int Qg = \frac{7P \cdot (m - n)}{4ob^2hi} \int (St)^2 \cdot Ss.$$

Nell' integrazione la costante si determina mettendo l' integrale  $= 0$  quando  $x = HO =$

9. Facendo di poi  $x = HI = m$  si avrà la somma delle  $Qg$  da  $P$  fino in  $C$ .

57. Sarà  $Ou = x - q$ ; e perchè  $Cq : CB :: Ou : PQ$ , sarà  $m - n : b :: x - q : PQ$   
 $= \frac{b \cdot (x - q)}{m - n}$ ; onde  $PQ \cdot Qg = \frac{7P \cdot (x - q) \cdot u^2 dx}{40bhi}$ ;

ch'è il momento di ogni  $Qg$  riferito al punto  $P$ . E la somma di questi momenti divisa per la somma delle  $Qg$ , cioè  $\frac{\int PQ \cdot Qg}{\int Qg}$  darà la distanza del centro delle forze  $Qg$  dal punto  $P$ , com'è noto.

58. Nella integrazione si operi come si è detto al n. 56. E quando  $x = HI = m$ , cioè quando  $PQ$  diviene  $PC$ , la detta distanza del centro delle forze  $Qg$  da  $P$  sia  $Pn$ ; ed  $nx$  normale all'asta sia in tal caso  $\int Qg$  (56.), così si avrà  $Pn = \frac{\int PQ \cdot Qg}{nx}$ , e tutte le  $Qg$  distribuite lungo la  $PC$  equivaleranno alla sola  $nx$  applicata in  $n$ .

59. Lo stesso discorso si può applicare al caso di uno strato  $TZ\zeta$  di acqua preso al di sotto del punto  $P$ . In questo caso essendo  $x = HX$ , sarà  $d\zeta = Z\zeta$ , ed  $u = YZ$ , velocità colla quale l'acqua reagisce in  $T$  con una forza, che equivale all'impressione dello strato  $TZ\zeta$  se essendo l'asta ferma l'acqua la incontrasse colla velocità  $YZ$  diretta da  $Z$  verso  $T$ ,

e

e coll' angolo d' incidenza  $ZTC = H'CB$  (56.). Codeſta imprefſione qui pure conſiderata normale all' aſta ſia  $Tb$ , e ſi troverà  $Tb = \frac{7P \cdot (m-n) \cdot u^2 dx}{4ob^2 hi}$  (57.) eſſendo  $u^2 dx =$

$$(YZ)^2 \cdot Z\zeta; \text{ onde } \int Tb = \frac{7P \cdot (m-n)}{4ob^2 hi} \int (YZ)^2 \cdot Z\zeta.$$

Integrando la conſtante ſi trova mettendo l' integrale  $= 0$  allorchè ſia  $x = HN = n$ ; facendo di poi  $x = HO = q$  ſi avrà la ſomma delle  $Tb$  da  $B$  fino in  $P$ .

60. Poichè qui  $x = HX$  ſarà  $OX = q - x$ . Ma  $Cq : CB :: OX : PT$ , dunque  $m - n : b :: q - x : PT = \frac{b \cdot (q - x)}{m - n}$ ; ed il momento delle  $Tb$  riferito al punto  $P$  ſarà  $PT \cdot Tb = \frac{7P \cdot (q - x) \cdot u^2 dx}{4obhi}$ . E la ſomma di queſti momenti diviſa per la ſomma delle  $Tb$  darà la diſtanza del centro delle imprefſioni  $Tb$  dal punto  $P$ .

61. Nell' integrazione la conſtante ſi determini come al n. 59. E quando  $x = HO = q$ , cioè quando  $BT$  diviene  $BP$ , la detta diſtanza ſia  $Po$ , ed  $oy$  normale all' aſta ſia in tal caſo  $\int Tb$  (59.), e così ſi avrà  $Po = \frac{\int PT \cdot Tb}{oy}$ , e tutte le  $Tb$  diſtribuite lungo la  $BP$  equivale- ranno alla ſola  $oy$  applicata in  $o$ .

62. Ora perchè l' aſta arrivata in  $C$  è ridotta

dotta a un moto regolare (52.), nè si alza, nè si abbassa, devono essere eguali le due forze contrarie  $Fk$ ,  $Di$ : E perchè i due triangoli  $FkG$ ,  $DiE$  sono simili, sarà anche  $FG = DE$ , e  $kG = iE$ , cioè  $Fh = Dm$ .

63. E perchè il moto dell' asta è equabile (52.), e non accelerato, nè ritardato, le forze  $nx + Dm$ , che tendono ad accelerare il moto, saranno eguali alle contrarie  $oy + Fh$ , che tendono a ritardare lo stesso moto; e perchè si è trovato  $Fh = Dm$  (62.), sarà ancora  $nx = oy$ ; o sia  $\int Qg = \int Tb$ , cioè

$$\frac{7P \cdot (m-n)}{40b^2hi} \int (St)^2 \cdot Ss = \frac{7P \cdot (m-n)}{40b^2hi} \times \int (YZ)^2 \cdot Zz \quad (56, 59.), \text{ onde } \int (St)^2 \cdot Ss = \int (YZ)^2 \cdot Zz \quad (A) \text{ prendendo le } St \text{ da } L \text{ fino in } c, \text{ e le } YZ \text{ da } p \text{ fino in } L.$$

64. E finalmente perchè l'asta viaggia parallela a se stessa (52.) il centro delle forze  $nx$ ,  $Dm$  dovrà coincidere col centro delle forze contrarie  $oy$ ,  $Fh$ . Il primo dee cadere sopra il punto  $D$ , ed il secondo sotto il punto  $F$ . Dunque devono coincidere in un qualche punto  $V$  fra  $D$ , ed  $F$ . Quindi si avrà  $nx$ :

$$Dm :: VD : Vn = \frac{VD \cdot Dm}{nx}; \text{ ed insieme } oy :$$

$Fh$

$$\begin{aligned}
 Fh :: VF : Vo &= \frac{VF \cdot Fh}{oy}, \text{ Dunque } Vn + Vo \\
 &= \frac{VD \cdot Dm}{nx} + \frac{VF \cdot Fh}{oy}. \text{ Ma si è trovato } Dm \\
 &= Fh (62.), \text{ ed } nx = oy (63.). \text{ Dunque} \\
 Vn + Vo &= \frac{VD \cdot Fh}{nx} + \frac{VF \cdot Fh}{nx} = \\
 &= \frac{(VD + VF) \cdot Fh}{nx} = \frac{DF \cdot Fh}{nx}.
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 65. \text{ Ma } Vn + Vo &= Pn + Po = \\
 \frac{\int PQ \cdot Qg}{nx} (58.) &+ \frac{\int PT \cdot Tb}{oy = nx} (61, 63.). \text{ Dun-} \\
 \text{que } \frac{DF \cdot Fh}{nx} &= \frac{\int PQ \cdot Qg}{nx} + \frac{\int PT \cdot Tb}{nx}, \text{ cioè} \\
 DF \cdot Fh &= \int PQ \cdot Qg + \int PT \cdot Tb = \\
 \int \frac{7P \cdot (x - q) \cdot u^2 dx}{40bhi} (57.) &+ \int \frac{7P \cdot (q - x) \cdot u^2 dx}{40bhi} \\
 (60.) &= \frac{7P}{40bhi} \left( \int (x - q) \cdot u^2 dx + \right. \\
 &\left. \int (q - x) \cdot u^2 dx \right).
 \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
 66. \text{ E perchè } CB : Bq :: FG : Fh \text{ sarà } Fh &= \\
 \frac{Bq \cdot FG}{CB} &= \frac{Bq \cdot P}{b} (54.); \text{ e fatta } DF = e, \\
 \text{sarà } DF \cdot Fh &= \frac{Bq \cdot Pe}{b} = (65.) \frac{7P}{40bhi} \times \\
 \left( \int (x - q) \cdot u^2 dx + \int (q - x) \cdot u^2 dx \right), &\text{ cioè} \\
 &Bq
 \end{aligned}$$

$$Bq = \frac{7}{4\text{sehi}} \times \left( \int (x - q) \cdot u^2 dx + \int (q - x) \cdot u^2 dx \right) (B).$$

67. Fatti questi preparativi mi propongo da sciogliere il seguente problema. Date la lunghezza  $CB$  della porzione immersa dell'asta, la  $DF$  distanza del centro  $D$  di gravità dell'asta dal punto  $F$  di mezzo della sua porzione immersa, la velocità  $OL$  dell'asta, la velocità superficiale  $IK$  dell'acqua, e dato l'angolo  $ACI$  d'inclinazione dell'asta e in conseguenza il suo complemento  $BCq$ , trovare una curva  $KLH$ , o una retta  $KLQ'$ , che essendo scala delle velocità della verticale  $IS'$  soddisfaccia ai dati suddetti.

68. Primieramente esamino il caso più semplice, cioè se una retta  $KLQ'$  soddisfaccia ai dati esposti. In questo caso le  $x$  invece di partire dal punto  $H$  partono dal punto  $Q'$ , e le  $HI$ ,  $HO$ ,  $HN$  divengono  $Q'I = m$ ,  $Q'O = q$ ,  $Q'N = n$ , e le  $Si$ ,  $ZY$  divengono  $Si$ ,  $Zf$ , onde giusta il n. 63. qui si deve avere  $\int (Si)^2 \cdot Ss = \int (Zf)^2 \cdot Zz$ . E perchè  $Q'O : OL :: LS : Si$ , sarà  $q : OL :: x - q : Si = \frac{OL \cdot (x - q)}{q}$ , e  $\int (Si)^2 \cdot Ss = \int \frac{(OL)^2 \cdot (x - q)^2 \cdot dx}{q^2}$ , e (come si è detto al n. 56.) integrando in modo, che quando  $x = Q'O = q$  l'integrale

le sia nullo, si avrà  $\frac{(OL)^2 \cdot (x - q)^2}{3q^2}$ ; e fatta

indi  $x = Q'I = m$  si avrà  $\int (Si)^2 \cdot Ss = \frac{(OL)^2 \cdot (m - q)^2}{3q^2}$ . Similmente  $Q'O : OL :: LZ :$

$Zf$ , cioè  $q : OL :: q - x : Zf = \frac{OL \cdot (q - x)}{q}$ ,

onde  $(Zf)^2 \cdot Zz = \frac{(OL)^2 \cdot (q - x)^2 \cdot dx}{q^2}$ ; ed

integrando così, che quando  $x = Q'N = n$  l'integrale sia nullo (59.), indi facendo  $x$

$= q$  si avrà  $\int (Zf)^2 \cdot Zz = \frac{(OL)^2 \cdot (q - n)^2}{3q^2}$ .

Dovendo pertanto le due somme essere eguali (63.) si trova  $m - q = q - n$ , cioè  $OL = ON$ . Il che fa vedere, che qualunque sieno le due velocità date  $IK$ ,  $OL$ , purchè tutte le velocità della verticale  $IS'$  terminino ad una retta, quella velocità  $OL$  dell'acqua, ch'è comune all'asta, corrisponde a un punto  $O$ , che dee essere di mezzo della  $IN$ , e che in conseguenza la velocità dell'asta in tal caso è la velocità media di tutte le velocità dell'acqua della verticale  $IN$ .

69. Essendosi detta al n. 54.  $Ss = u$ , in questo caso sarà  $u = Si = \frac{OL \cdot (x - q)}{q}$  (68),

e  $\int (x - q) \cdot u^2 dx = \frac{(OL)^2}{q^2} \int (x - q)^3 \cdot dx$ .

Fatto

Fatto l'integrale nullo allorchè sia  $x = Q'O = q$ , indi fatta  $x = Q'I = m$ , si avrà

$$\int (x - q) \cdot u^2 dx = \frac{(OL)^2}{q^2} \cdot \frac{(m - q)^4}{4}. \text{Essendosi pur detta } ZY = u, \text{ in questo caso}$$

$$\text{sarà } u = Zf = \frac{OL \cdot (q - x)}{q} \quad (68); \text{ e}$$

$$\int (q - x) \cdot u^2 dx = \frac{(OL)^2}{q^2} \int (q - x)^3 dx = \frac{(OL)^2}{q^2} \cdot \frac{(q - n)^4}{4} \quad (\text{fatto l'integrale nullo quando } x = Q'N, \text{ e fatta indi } x = Q'O = q).$$

$$\text{Dunque } \int (x - q) u^2 dx + \int (q - x) \cdot u^2 dx$$

$$= \frac{(OL)^2}{q^2} \times \left( \frac{(m - q)^4}{4} + \frac{(q - n)^4}{4} \right) =$$

$$\frac{(OL)^2}{q^2} \cdot \frac{(m - q)^4}{2} \quad (\text{essendosi trovato al n. 68.}$$

$$m - q = q - n). \text{ Dunque secondo il n.}$$

$$66. \text{ sarà } Bq = \frac{7}{40ehi} \times \frac{(OL)^2}{q^2} \cdot \frac{(m - q)^4}{2} =$$

$$\frac{7 \cdot (OL)^2 \cdot (m - q)^4}{80hiq^2}. \text{ Se si dirà } IN = c, IK$$

$$= f, OL = g, \text{ poichè } OL = ON \quad (68), \text{ sarà } OL = \frac{1}{2}c = m - q. \text{ E perchè } Q'I:$$

$$IK :: Q'O : OL, \text{ sarà } m : f :: q : g, \text{ e } q = \frac{gm}{f}; \text{ ed}$$

$$m - q = \frac{1}{2}c = m - \frac{gm}{f}; \text{ onde } m =$$

cf

$$\frac{cf}{2 \cdot (f-g)}, \text{ e } q = \frac{gm}{f} = \frac{cg}{2 \cdot (f-g)} \cdot \text{Sottra-}$$

$$\text{tuendo si avrà } Bq = \frac{72 \cdot (f-g)^2}{310h^2}.$$

70. Venendo a un caso particolare, in cui sia per esempio la velocità superficiale  $IK$  di 10 piedi per ogni minuto secondo, l'altra  $OL$  dell'asta di piedi 8, la  $DF = e$  (33,66) = pi. 3; la caduta  $h$  di un grave in 1" = piedi 15, il diametro  $i$  dell'asta di due pollici, o sia =  $\frac{1}{6}$  di piede, la  $IN$  da dedursi dalla lunghezza  $CB$  nota, e dall'angolo  $BCq$  dato, di piedi 12, e la  $IS'$  di piedi 14 sarà  $c = 12$ ,  $f = 10$ ,  $g = 8$ ,  $e = 3$ ,  $h = 15$ ,  $i = \frac{1}{6}$ , e  $Bq$  (69) = 1,68, cioè l'angolo  $BCq$  di gr. 7, 58'.

71. Se pertanto l'angolo già dato sarà di gr. 7, 58', la vena  $KLQ'$  quadrerà esattamente a tutti i dati del Problema, e si potrà dire, che la  $KLd$  sia (almeno prossimamente) la scala della velocità della verticale  $IN$ ; e quando  $IN$  formi una buona parte della  $IS'$  si potrà ragionevolmente concludere, che tutte le velocità della verticale  $IS'$  terminino alla retta  $KLl$ . Per la qual cosa essendosi detta  $IS'$  di piedi 14, l'aja  $IS'lK$  sarà di piedi quadrati 107, 33, cioè in ogni minuto secondo per la verticale  $IS'$  passerà un velo di acqua di piedi 107, 33 quadrati; i quali divisi per tutta l'altezza  $IS'$  di piedi 14 danno una velocità media di piedi 7  $\frac{2}{3}$ .

72. Ma se in vece di gr. 7, 58' fosse stato dato un angolo maggiore oltre gli altri dati del n. 70, si dovrà concludere, che le velocità della verticale  $IS'$  non terminano a una retta, ma bensì a una curva  $KLH$ . Per rinvenire una curva, che soddisfaccia ai dati, io ricorro alla famiglia delle Parabole, giacchè ognuna di queste applicata come la  $HLK$  importa, che dalla superficie al fondo il decrescimento di velocità si faccia sempre maggiore, come richiede la mia teoria, che non discorda dalle sperienze.

73. Si esamini pertanto in secondo luogo se la  $HLK$  fosse una parabola cubica di secondo genere della equazione  $px^2 = y^3$ . Poichè  $y = \sqrt[3]{px^2}$  quando  $x = Hu$  sarà  $dx = Ss$ , ed  $y = ut = \sqrt[3]{px^2}$ ; e quando  $x = HO = q$  sarà  $y = \sqrt[3]{pq^2}$ . Dunque  $St = ut - OL = \sqrt[3]{px^2} - \sqrt[3]{pq^2}$ , e  $\int (St)^2 . Ss = \int (\sqrt[3]{px^2} - \sqrt[3]{pq^2})^2 . dx$ . Integrando per modo, che quando  $x = HO = q$  l'integrale sia nullo; indi facendo  $x = HI = m$  si avrà  $\int (St)^2 . Ss = \sqrt[2]{p^2} \left( \frac{3m^2 \sqrt[3]{m}}{7} - \frac{6m \sqrt[3]{q^2 m^2}}{5} + qm \sqrt[3]{q} - \frac{8q^2 \sqrt[3]{q}}{35} \right)$ . Quando poi sia  $x$

$$\begin{aligned}
 &= HX \text{ si avrà } dx = Z\zeta, \text{ ed } y = XY = \\
 &\sqrt[3]{px^2}, \text{ onde } YZ = OL - XY = \sqrt[3]{pq^2} \\
 &- \sqrt[3]{px^2}, \int (YZ)^2 \cdot Z\zeta = \int (\sqrt[3]{pq^2} - \\
 &\sqrt[3]{px^2})^2 \cdot dx; \text{ ed integrando così, che quando } \\
 &x = HN = n \text{ si abbia zero, indi facendo } x \\
 &= HO = q \text{ si troverà } \int (YZ)^2 \cdot Z\zeta = \\
 &\sqrt[3]{p^2} \times \left( \frac{8q^2 \sqrt[3]{q}}{35} - \frac{2}{7} n^2 \sqrt[3]{n} + \frac{6n \sqrt[3]{q^2 n^2}}{5} \right. \\
 &\left. - qn \sqrt[3]{q} \right).
 \end{aligned}$$

74. E perchè le due somme ritrovate devono esser eguali (63.) si troverà  $\frac{16q^2 \sqrt[3]{q}}{35}$  —  $\frac{2}{7} \cdot (m^2 \sqrt[3]{m} + n^2 \sqrt[3]{n}) + \frac{6}{5} \sqrt[3]{q^2} \times (m \sqrt[3]{m^2} + n \sqrt[3]{n^2}) - q \sqrt[3]{q} \cdot (m + n) = 0$ .

75. Poichè  $St = u$  (54) =  $\sqrt[3]{px^2} - \sqrt[3]{pq^2}$  (73), sarà  $\int (x - q) \cdot u^2 dx = \int (x - q) \cdot (\sqrt[3]{px^2} - \sqrt[3]{pq^2}) \cdot dx =$  (riducendo l'integrale al zero allorchè  $x = q$ , indi facendo  $x = m$ )  $\sqrt[3]{p^2} \times \left( \frac{3m^2 \sqrt[3]{m}}{10} \right.$

$$\begin{aligned}
& - \frac{3m^2 \sqrt[3]{q^2 m^2}}{4} + \frac{qm^2 \sqrt[3]{q}}{2} - \frac{3qm^2 \sqrt[3]{m}}{7} + \\
& \frac{6qm \sqrt[3]{q^2 m^2}}{5} - q^2 m \sqrt[3]{q} + \frac{5q^3 \sqrt[3]{q}}{18} ) . \text{ Così } \\
& \text{perchè quando } x = HX \text{ si è detta } YZ = u \\
& (59) = \sqrt[3]{pq^2} - \sqrt[3]{px^2} (73), \text{ sarà } \\
& \int (q-x).u^2 dx = \int (q-x).(\sqrt[3]{pq^2} - \sqrt[3]{px^2})^2 . dx \\
& = (\text{mettendo l'integrale} = 0 \text{ quando } x \\
& = n, \text{ indi facendo } x = q) \sqrt[3]{p^2} \times \\
& \left( \frac{5q^3 \sqrt[3]{q}}{18} + \frac{3n^3 \sqrt[3]{n}}{10} - \frac{3n^2 \sqrt[3]{q^2 n^2}}{4} + \right. \\
& \left. \frac{qn^2 \sqrt[3]{q}}{2} - \frac{3qn^2 \sqrt[3]{n}}{7} + \frac{6qn \sqrt[3]{q^2 n^2}}{5} - q^2 n \sqrt[3]{q} \right) .
\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
& 76. \text{ Dunque } Bq (66) = \\
& \frac{7}{40ehi} \times \int \left( (x-q).u^2 dx + \int (q-x).u^2 dx \right) = \\
& \frac{7 \sqrt[3]{p^2}}{40ehi} \times \left( \frac{3}{10} . (m^3 \sqrt[3]{m} + n^3 \sqrt[3]{n}) - \right. \\
& \frac{2}{3} \sqrt[3]{q^2} . (m^2 \sqrt[3]{m^2} + n^2 \sqrt[3]{n^2}) + \frac{1}{2} q \sqrt[3]{q} \times \\
& (m^2 + n^2) - \frac{3}{2} q . (m^2 \sqrt[3]{m} + n^2 \sqrt[3]{n}) \\
& + \frac{6}{5} q \sqrt[3]{q^2} . (m \sqrt[3]{m^2} + n \sqrt[3]{n^2}) - \\
& \left. q^2 \sqrt[3]{q} . (m + n) + \frac{5q^3 \sqrt[3]{q}}{14} \right) .
\end{aligned}$$

77. Colla equazione del n. 74. convien trovare nei casi particolari quale sia fra le infinite parabole della equazione  $px^2 = y^3$  quella, che si potrebbe confare coi dati del Problema a riserva dell'angolo d'inclinazione dell'asta; per passare indi a vedere colla equazione del n. 76. se quella parabola così trovata si confaccia ancora coll'angolo dell'asta già dato. Perciò ritorno all'esempio del n. 70, dove si è fatta  $IK = 10$ ,  $OL = 8$ ,  $DF = e = 3$ ,  $h = 15$ ,  $i = \frac{1}{6}$ , ed  $IN = m - n = 12$ . Quindi sarà  $n = m - 12$ ; e per la natura della parabola cubica di secondo genere sarà  $(IK)^3 : (OL)^3 :: (IH)^2 : (OH)^2$ , cioè  $1000 : 512 :: m^2 : q^2$ ; onde  $q = m \sqrt{\frac{512}{1000}}$

$$= m - OI. \text{ Dunque } m = \frac{OI \sqrt{1000}}{\sqrt{1000} - \sqrt{512}}.$$

Poichè la somma dei quadrati delle  $St$  da  $L$  fino in  $e$  dev'essere eguale alla somma dei quadrati delle  $YZ$  da  $L$  fino in  $p$  (63), accade, che il punto  $O$  si trova sempre poco sotto il punto di mezzo della  $IN$ , onde se

nella formola trovata  $\frac{OI \sqrt{1000}}{\sqrt{1000} - \sqrt{512}}$  si metta

$OI = \frac{IN}{2}$ , si avrà un valore, che di poco mancherà dal giusto valore della  $m$ . Quindi perchè  $IN$  si è fatta  $= 12$ , mettendo nella detta formola  $OI = 6$  si avrà  $21\frac{2}{3}$ , ch'è un

Mm 2

li.

limite della  $m$ , o sia un valore minore, ma di poco, della  $m$ .

78. Infatti si metta  $m = 21 \frac{2}{3}$ . Così farà  $n = HI - IN = 21 \frac{2}{3} - 12 = 9 \frac{2}{3}$ , e  $q$  (trovata qui sopra  $= m \sqrt{\frac{512}{1000}} = 15,58$ .

Fatta la sostituzione di questi valori delle  $m$ ,  $n$ ,  $q$  nella equazione del n. 74, i termini, che la compongono, danno 0,002 (si veda il calcolo nel fine), il che mostra che si può prendere  $21 \frac{2}{3}$  pel vero valore della  $m$ . E perchè

$$p = \frac{y^2}{x^2}, \text{ farà } p = \frac{(IK)^2}{(HI)^2} = \frac{1000}{m^2} = 2,109.$$

Sostituiti questi valori delle  $m$ ,  $n$ ,  $q$ ,  $p$  nella equazione ultima del n. 76 si avrà  $Bq = 1,78$ , che dà l'angolo  $BCq$  di gr. 8, 26'.

79. Quindi se l'angolo già dato (67) farà stato per l'appunto di gr. 8, 26' la parabola cubica così trovata  $HLK$  quadrerà esattamente con tutti i dati del Problema, e si potrà dire, che la scala delle velocità della verticale  $IN$  sia assai prossimamente l'arco  $MLK$  della parabola suddetta, e qualora la  $NS'$  sia piccola porzione della  $IS'$ , farà ragionevole il concludere, che le velocità di tutta la verticale  $IS'$  terminino alla stessa parabola  $HLK$ . Quindi fatta la  $IS'$  di piedi 14, l'aja  $IS'V'K$ , ch'è  $\frac{2}{3}HI \cdot IK - \frac{2}{3} \cdot HS' \cdot S'V'$ , farà di piedi quadrati 107, 17; che esprimeranno la portata della verticale  $IS'$ , o sia il velo d'acqua, che in 1" passa per la

la verticale stessa. E dividendo per  $IS' = 14$  il detto velo si avrà piedi 7, 65, velocità media delle velocità da  $I$  fino in  $S'$ .

80. Che se l'angolo già dato (67) fosse maggiore del trovato qui sopra, si passi ad esaminare in terzo luogo se la curva ricercata fosse una parabola conica della equazione  $px = y^2$ .

81. Operando come si è fatto rapporto alla parabola cubica di secondo genere in luogo della equazione del n. 74 dedotta dal n. 63 si avrà  $8\sqrt{q}(m\sqrt{m} + n\sqrt{n}) + 2q^2 - 6q \times (m+n) - 3m^2 - 3n^2 = 0$ .

82. Ed in luogo della equazione del n. 76 dedotta dal n. 66 qui si avrà  $Bq(66) = \frac{7p}{40ehi} \times [\frac{1}{2}m^3 + \frac{1}{2}n^3 - \frac{4}{3}\sqrt{q}(m^2\sqrt{m} + n^2\sqrt{n}) + \frac{4}{3}q\sqrt{q}(m\sqrt{m} + n\sqrt{n}) - q^2(m+n + \frac{4}{3}q^3)]$ .

83. Qui pure ripiglio, come al n. 77, le determinazioni fatte per l'esempio del n. 70, cioèchè essendo  $IN = 12 = m - n$ , sarà  $n = m - 12$ ; e per la natura della parabola conica sarà  $IK^2 : OL^2 :: IH : OH$ , cioè 100 :

64 ::  $m : q = \frac{64m}{100}$ . Ma  $q = HO = HI -$

$OI = m - OI$ . Dunque  $\frac{64m}{100} = m - OI$ , ed

$m = \frac{100OI}{36}$ . Un limite della  $m$  si troverà sem-

pre colla regola del n. 77, cioè facendo l'ipo-

M m 3

tesi

tesi di  $OI = \frac{ON}{2} =$  ( in quest' esempio )  $6$ ;  
 onde qui risulta  $m = 16\frac{2}{3}$ . Si metta dunque  
 prima  $m = 16\frac{2}{3}$ . E farà  $n = m - 12 =$   
 $4\frac{2}{3}$ ; e  $q = \frac{64m}{100} = 10\frac{2}{3}$ . Sostituendo questi  
 valori delle  $m, n, q$  nell'equazione del n. 81;  
 si ottiene  $4,73$ . Mettendo in appresso  $m = 17$ ,  
 farà  $n = m - 12 = 5$ , e  $q = 10,88$ . Sosti-  
 tuiti questi nuovi valori delle  $m, n, q$  nella  
 stessa equazione del n. 81, i termini che la  
 compongono danno  $-115,61$ ; il che mostra,  
 che il giusto valore della  $m$  sta fra il  $16\frac{2}{3}$  ed  
 il  $17$ ; e col metodo noto si trova  $m = 16,68$ :  
 onde  $n = m - 12 = 4,68$ , e  $q =$   
 $\frac{64m}{100} = 10,67$ ; e  $p = \frac{(IK)^2}{IH} = \frac{100}{m} = 5,99$ .  
 Sostituiti questi valori delle  $m, n, q, p$  nel  
 valore della  $Bq$  trovata al n. 82 si ha  $Bq =$   
 $2,11$ , che dà l'angolo  $BCq$  di gr.  $9.58'$ .

84. Dunque se l'angolo già dato (67)  
 fosse appunto di gr.  $9,58'$  la parabola conica  
 trovata sarà in quest' esempio la curva ricer-  
 cata, perchè soddisfa a tutti i dati del Proble-  
 ma; e fatta  $IS'$  di piedi  $14$  l'aja  $IS'V'K$  sarà  
 di piedi quadrati  $104,14$  portata della verti-  
 cale  $IS'$ , che divisi per  $14$  danno la velocità  
 media di piedi  $7,43$ .

85. Ma se l'angolo dato fosse fra i gr.  
 $8,26'$  trovati al n. 78, ed i gr.  $9,55'$  tro-  
 vati

vati al n. 83, si passi ad esaminare una qualche parabola intermedia. Mi spiego. Si metta l'equazione  $px^{20} = y^{30}$ , e si vada scemando l'esponente dalla  $x$  di una unità per volta accrescendo ogni volta pure di una unità l'esponente della  $p$ , e si avrà la serie di equazioni

$$px^{20} = y^{30}$$

$$p^2x^{18} = y^{30}$$

$$p^3x^{17} = y^{30}$$

ec.

così si arriverà alle seguenti

$$p^{10}x^{20} = y^{30} \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad \text{cioè } px^2 = y^3$$

$$p^{11}x^{19} = y^{30}$$

$$p^{12}x^{18} = y^{30} \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad p^2x^3 = y^4$$

$$p^{13}x^{17} = y^{30}$$

$$p^{14}x^{16} = y^{30} \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad p^7x^8 = y^{15}$$

$$p^{15}x^{15} = y^{30}$$

$$p^{16}x^{14} = y^{30} \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad px = y^2$$

$$p^{17}x^{13} = y^{30}$$

$$p^{18}x^{12} = y^{30} \quad . \quad . \quad . \quad . \quad . \quad p^8x^7 = y^{15}$$

ec.

Le dette equazioni cominciando dalla prima  $px^{20} = y^{30}$ , poste all'esame simile al già fatto delle due  $px^2 = y^3$ ,  $px = y^2$ , danno un angolo sempre maggiore, cosicchè se l'angolo dato farà fra i due ritrovati colle dette due equazioni converrà tentare altri esami di alcune delle qui esposte quattro equazioni intermedie fra le dette due  $px^2 = y^3$ ,  $px = y^2$ , finchè si arrivi a quella, che soddisfaccia intie-

ramente, o sufficientemente al Problema. E quando mai nè anche fra le dette quattro equazioni intermedie si trovasse quella, che quadri quanto si desiderasse, si potrà sempre istituire un'altra serie di equazioni, che parta da una cogli esponenti più alti, come sarebbe se si partisse dall'equazione  $px^{200} = y^{100}$ , e per tal maniera c'incontreremo finalmente in una parabola, che soddisfaccia con quella precisione, che un volesse, al Problema.

86. Lo stesso discorso si applichi opportunamente al caso, in cui l'angolo dato fosse fra i gr. 7, 58' trovati al n. 70, ed i gr. 8, 26' trovati al n. 78; come pure si applichi al caso, in cui l'angolo dato fosse maggiore dell'angolo di gr. 9, 58' trovati al n. 83; con che parmi di avere sciolto il Problema propostomi al n. 67, che tende a trovare non tanto la portata della verticale  $IS'$ , quanto la legge dei decrescimenti della velocità della superficie fino al fondo.

87. Vedo benissimo, che quantunque si trovi una tal parabola, che quadri intieramente alle condizioni del Problema, non per questo è dimostrato, che la vera scala delle velocità sia quella stessa parabola, potendo essere, che nel tempo stesso la vera scala delle velocità fosse per esempio una ellisse. Ma ognun vede ancora che perchè una ellisse soddisfaccia a tutte le medesime condizioni del Problema, cui  
sod.

soddisfa una parabola, convien che quella ellisse si adatti così all' arco  $MLK$  della parabola trovata, che le conseguenze dedotte dalla Parabola debbano essere prossimamente quelle, che si dedurrebbero dalla ellisse.

88. Per agevolare il metodo esposto darò qui la formola generale del limite della  $m$  da trovarsi colla regola accennata al n. 77. Sia pertanto  $p^c x^r = y^{c+r}$  l'equazione generale delle parabole. Poichè quando  $x = HI$  è

$y = IK$ , onde  $p^c (HI)^r = (IK)^{c+r}$ , e quando  $x = HO$  è  $y = OL$ , onde  $p^c (HO)^r$

$$= (OL)^{c+r}, \text{ sarà } p^c = \frac{(IK)^{c+r}}{(HI)^r} = \frac{(OL)^{c+r}}{(HO)^r} \\ = \frac{(OL)^{c+r}}{(HI-OL)^r}, \text{ dal che si trova } HI = m =$$

$$\frac{OI \sqrt[r]{(IK)^{c+r}}}{\sqrt[r]{(IK)^{c+r}} - \sqrt[r]{(OL)^{c+r}}}, \text{ ed}$$

$$\frac{\frac{IN}{2} \sqrt[r]{(IK)^{c+r}}}{\sqrt[r]{(IK)^{c+r}} - \sqrt[r]{(OL)^{c+r}}}, \text{ limite prof-}$$

fissamente minore della  $m$  (77).

89. Quindi se si dovesse prendere in esame l'equazione  $p^3 x^2 = y^5$  sarebbe  $c=3, r=2$ ,  
onde

$$\text{onde il limite farebbe } \frac{\frac{IN^2}{2} \sqrt{(IK)^5}}{\frac{\sqrt{(IK)^5} - \sqrt{(OL)^5}}{6 \sqrt{10^5}}} = 14$$

prossimamente, limite della  $m = HI$ . Con questo solamente si conosce subito, che la equazione  $p^2 x^2 = y^5$  non può essere al caso contemplato finora di  $IS =$  piedi 14, perchè essendo  $m =$  piedi 14, o poco più (77), il vertice  $H$  caderebbe quasi sul fondo del fiume, onde sopra quel fondo l'acqua non avrebbe quasi moto, il che non è vero.

90. Il Sig. Ab. XIMENES dice di aver trovato colle sue sperienze, che la velocità presso il fondo era di un quinto minore della velocità alla superficie. Ma quelle sperienze sono state fatte in piccoli corsi di acque, e crescendo la velocità cresce ancora la resistenza del medesimo fondo; per la qual cosa è da aspettarsi, che in tempo di piena la velocità dalla superficie al fondo cali sensibilmente più di un quinto. Inclino bensì a credere, che non arrivi a calare la metà. In questa ipotesi, che dee poterli verificare se non altro colle mie aste ritrometriche, pare che nell'esempio del n. 70 contemplato fin qui non possa aver luogo nè anche la parabola conica, giacchè questa nel detto esempio importerebbe un decrescimento di

di velocità dalla superficie al fondo più della metà, perchè per essere  $HI = 16,68$  (83),  $IK = 10$ , ed  $HS' = 2,68$ , si trova l'ordinata  $SV'$  al fondo di piedi 4,008. Meno poi per una simil ragione possono appartenere al detto esempio le altre equazioni della serie del n. 85 dalla equazione  $px = y^2$  in giù. Ma le portate della verticale  $IS'$ , che risultano colle equazioni della detta serie fino alla  $px = y^2$  stanno fra i piedi quadrati 107,17 (79), e 104,14 (84), che si discostano di poco dalla portata di pi. q. 107,33 trovata al n. 71 nella ipotesi, che le velocità terminino ad una retta. Dunque quando non si cerchi la scala delle velocità, ma soltanto la portata della verticale  $IS'$ , e che non si curi di aver questa con tutto il rigore (il quale in molti casi è superfluo) si potrà ottenere l'intento a sufficienza (ed al certo cento volte meglio, che con qualunque degli altri metodi finora proposti) stando all'ipotesi, che le velocità terminino ad una retta, come al n. 71. Ed in questo caso si declina dal fastidio di quei calcoli prolissi, che occorrono nelle ipotesi, che la scala delle velocità sia una qualche curva, e l'angolo d'inclinazione dell'asta (ch'è il più difficile da rilevarsi) in questo caso basterà che si abbia affatto all'ingrosso, per poter dedurre da esso la  $Cq$ , la quale con tre, o quattro gradi di più, o di meno riesce sensibilmente la medesima.

91. Mi si potrebbe fare la seguente obiezione. Non è così facile il trovare in ogni fiume un tratto di 200 tese, che sia così regolare, onde l'acqua vi corra con quella equabilità di moto, che richiederebbe lo sperimento; perchè anche nei tratti meno irregolari si danno delle ineguaglianze sensibili, e frequenti, per le quali la velocità dell'acqua varia non una, ma più volte ora crescendo, dove la sezione diviene alquanto minore, ed ora calando, dove la sezione si fa alquanto maggiore. Quindi è, che dove il fiume affretta il suo moto, l'asta a cagione della sua inerzia tarderà a concepire la velocità sua terminale conveniente a quel nuovo maggior corso dell'acqua, e rimarrà troppo indietro; e dove l'acqua rallenterà il suo moto, l'asta riterrà per la sua inerzia per qualche tempo una velocità maggiore del dovere, e scorrerà troppo avanti, il che può fare, che la velocità dell'asta discordi da quelle velocità, ch'io mi son figurato nella ipotesi di un corso equabile dell'acqua, e che perciò non sieno per valere le deduzioni da me esposte.

92. Ma qui rispondo, che le mie aste sono molto ubbidienti ai moti dell'acqua, cosicchè in un passaggio da una velocità ad altra l'errore indicato non può essere, che tenue, come spiegherò in appresso. E nel caso di parecchi di tai passaggi da una velocità minore ad una maggiore, e poi da una maggiore ad una

una minore, ec. dico, che siccome l' errore al crescere della velocità del fiume è in difetto, e nel calare della velocità del fiume è in eccesso, dandosi parecchi di tali errori nel tratto dello sperimento perchè all' uno in difetto dee succederne un altro in eccesso, dovrà accadere che l' uno compensi l' altro di mano in mano, cosicchè alla fine dello sperimento l' errore totale sia tuttavia tenue, e trascurabile.

93. Per fare poi comprendere, come ho promesso, che le mie aste ritrometriche devono essere molto ubbidienti ai moti dell' acqua, prima darò di questo una congettura forte dedotta dalla teoria, e poi verrò alla speranza, e particolarmente ad uno sperimento immediato, e ch'io giudico decisivo, fatto colle aste medesime. Pertanto si metta, che una delle accennate aste galleggi verticale, e quieta in un' acqua stagnante, e che il suo centro di gravità cada appunto nel mezzo della parte sommersa. Allora l' acqua concepisca a un tratto una velocità orizzontale, ed eguale in superficie, e sotto la superficie. In tal caso si potrà considerare l' azione dell' acqua corrente contro l' asta come raccolta nel punto di mezzo della detta parte sommersa. E perchè nel medesimo punto cade anche il centro di gravità dell' asta, ne viene, com' è noto, che l' asta si muoverà sempre parallela a se stessa, e perciò verticale. La velocità dell' acqua si dica  $= c$ , e la velocità

cità dell' asta, che sarà crescente, dopo un qualche tempo  $t$  si dica  $V$ , e la velocità rispettiva dell' acqua contro l' asta, cioè  $c - V$ , si dica  $u$ . Giusta il n. 56. sarà  $\frac{7Pu^2}{40hi}$  l' impressione dell' acqua sopra l' asta, essendo  $P$  il peso dell' asta,  $h$  la caduta di un grave in un tempo  $k = 1''$ , ed il diametro dell' asta cilindrica sia  $= i$ . Secondo le note formole si avrà  $2h \cdot \frac{7Pu^2}{40hi} \cdot dt = kPdV$ . E perchè si è detto

$c - V = u$  si troverà  $\frac{7dt}{20ki} = \frac{dV}{(c - V)^2}$ . Ed integrando così, che quando  $t = 0$  sia  $V = 0$ , si troverà  $t = \frac{20ki}{7c} \cdot \frac{V}{c - V}$ .

94. Poichè gli aumenti, e decrementi di velocità, che possono accadere in un tratto del fiume scielto pel più regolare non dovrebbero essere maggiore di un piede per ogni minuto secondo, si metta, che la velocità  $c$ , che si suppone al n. 93. concepita a un tratto dall' acqua prima stagnante, sia di un piede per ogni minuto secondo, onde sia  $c = 1$ ; ed il diametro  $i$  dell' asta si metta di due pollici, o sia di  $\frac{1}{6}$  di piede, e  $k = 1''$ , e si cerchi in quanto tempo l' asta avrà concepita la metà della velocità dell' acqua, e poi in quanto tempo avrà concepito  $\frac{2}{3}$  della velocità stessa dell' acqua, per la qual cosa si dovrà mettere pel pri-

primo caso  $V = \frac{1}{2}$ , e pel secondo  $V = \frac{2}{3}$ ; e si troverà, che l'asta avrà guadagnato la metà della velocità dell'acqua in meno di un mezzo minuto secondo, e che l'avrà guadagnata quasi tutta, cioè  $\frac{2}{3}$  in poco più di 4".

95. E se l'asta invece di essere verticale si trovasse inclinata con un angolo per esempio di 30 gradi, l'impressione  $\frac{7Pu^2}{40hi}$  del caso precedente starebbe all'impressione di questo caso come il raggio al coseno di gr. 30 (56), cioè questa sarebbe prossimamente  $\frac{3Pu^2}{20hi}$ ; e replicando il calcolo dei n. 93, 94 si trova  $t = \frac{10ki}{3c} \cdot \frac{V}{c-V}$ , e che l'asta avrà guadagnato la metà della velocità dell'acqua in 33", e che l'avrà guadagnata quasi tutta, cioè  $\frac{2}{3}$  in 5".

96. Se avessi attribuito all'acqua quella qualunque viscosità, che sembra non poterfi negare all'acqua dei fiumi torbidi, il che avrei potuto fare nell'ultimo caso mettendo l'impressione dell'acqua  $= \frac{3Pu^2}{20hi} + \frac{P}{r}$ , intendendo per  $r$  un numero comunque grande ( purchè finito ), avrei trovato una puntualità anche maggiore dell'asta in concepire i  $\frac{2}{3}$  della velocità dell'acqua; anzi avrei trovato, che in  
bre-

breve avrebbe concepito tutta intiera la velocità dell'acqua. Ella è questa la da me indicata congettura forte dedotta dalla teoria per dire, che le mie aste siano per essere molto ubbidienti al movimenti diversi dell'acqua, giacchè il caso qui supposto non è gran cosa diverso da quello delle aste, che impiego per la misura delle velocità de' fiumi.

97. Per altro la sperienza in questa materia vale anche più della teoria. Una sperienza molto ovvia farebbe quella di gettare un qualunque galleggiante con una qualunque velocità, e direzione orizzontale in un'acqua stagnante. Si vedrà, che questo ben presto si riduce alla quiete. Argomento certo, che mettendo quello stesso galleggiante in un'acqua, che corra con qualunque velocità, quello pure con prestezza concepirà la velocità dell'acqua, come si può sperimentare in qualunque fiume. Ma eccomi all' accennato sperimento fatto colle aste medesime. Nel Po grande presso Ferrara entrato in una piccola nave ho abbandonato all'acqua due aste cilindriche di legno lunghe ognuna piedi  $12 \frac{1}{2}$  armate a un estremo di tanto piombo, che sono rimaste fuori dell'acqua con una porzione di un piede e mezzo circa, e dopo alcuni bilanciamenti l'una precedeva all'altra con una distanza di circa dieci piedi, ed ambe viaggiavano con moto equabile, e parallele a se stesse mentre io le seguiva-  
va

va in nave. Dopo qualche tempo con un legno biforcuto applicato colle due branche verso il punto di mezzo della parte immersa dell' asta d' avanti la ho spinta con forza accelerandone la sua velocità procurando di non alterare la sua positura, con che io la ho discostata di più dall' altra. Cessando indi di spingerla sono stato attento per vedere se in appresso continuava a discostarsi di più dall' altra a cagione dell' impeto da me impresso, il quale è certo, che non dovette essere smorzato dall' acqua meno veloce in un istante. Ma per quanto io, ed altri, ch' erano con me, ci impiegassimo di attenzione, non potemmo accorgerci di un maggior allontanamento, che fosse discernibile all' occhio. Indizio manifesto, che l' asta da me posta in un moto sensibilmente maggiore di quello, che avea prima, ritornò alla velocità di prima quasi subito, o sia in un tempo molto breve. Lo stesso tentai coll' altr' asta più indietro spingendola contro il corso dell' acqua col mio legno biforcuto. Anche questa, dopo che da me fu abbandonata, ricuperò la velocità dell' altra così presto, che la sua distanza dall' altra, cessata la mia pressione, non si fece maggiore, come avrebbe dovuto succedere se nel ricuperare la velocità primiera, e dell' altr' asta, avesse impiegato un tempo notabile. Desidero, che altri tentino lo stesso sperimento, ch' io giudico attissimo per far concludere,

Nd

che

che le aste da me proposte devono essere di tutta quella puntualità in secondare i moti dell' acqua, che richiedesi per l' uso di esse da me proposto .

98. Dirò ora qualche cosa intorno al modo di preparare le aste. Se l' asta di legno destinata per lo sperimento sarà di poca lunghezza, per trovare quanto metallo vi si debba unire, acciocchè messa nell' acqua sporga sopra la superficie un piede o due, ciò si potrà ottenere facilmente mettendo l' asta nell' acqua di un qualche pozzo, ed attaccandovi all' estremo inferiore ora più, ed ora meno di metallo, finchè si veda, che l' asta abbandonata all' acqua si metta in una positura verticale rimanendo fuori dell' acqua quel piede o due, che si vorrà. Egli è però d' avvertire, che quell' asta di legno deve prima essere stata tenuta per qualche tempo sott' acqua acciocchè il legno s' imbeva di quella quantità di acqua, che può assorbire, particolarmente se il legno sarà secco, e poroso. Altrimenti si potrebbe dare, che nel principio dello sperimento l' asta sporgesse fuori dell' acqua per esempio un piede, e che nel fine non ne sporgesse fuori che un mezzo piede per essersi imbevuta alquanto di acqua nell' atto dello sperimento, e divenuta così alquanto più pesante .

99. Ma se l' asta sarà così lunga, onde non si abbia un pozzo con tant' acqua, che  
 sia

fia sufficiente pel sopra descritto elame, si potrà fare uso di un'acqua qualunque stagnante di qualche vasca, o buca *ABC* (Fig. 16.) nella seguente maniera. L'asta sia da comporsi di due pezzi, cioè di uno *DE* di quattro in cinque piedi da unirsi all'altro *GH* con viti, o in altra maniera. Al pezzo *DE* si unisca tanto metallo in *F*, onde posto nell'acqua o di un pozzo, o della buca stessa *ABC*, resti fuori dell'acqua con quella lunghezza *DN*, che si vorrà. Si trovi il centro di gravità dell'altro pezzo *GH*, o sia quel punto *K*, dal quale sospeso rimanga in equilibrio. Vi si attacchi uno spago *IOI*, e si metta sull'acqua *AC*, ed al punto *O* dello spago nella verticale *KO* si attacchi tanto metallo, che appena basti per fare, che il pezzo *GH* si sommerga tutto. Il metallo in *O* con l'altro in *F* farà la quantità di metallo da unirsi all'asta composta dei due pezzi *GH*, *DE*, onde questa così messa nell'acqua possa galleggiare con una porzione *DN* fuori dell'acqua, com'è manifesto. Non mancheranno altri metodi per trovare lo stesso, e forse più comodi secondo le circostanze. A me basta di averne indicato uno.

100. Trovata la quantità del metallo da unirsi all'asta saremo in libertà di attaccare lo stesso metallo a un estremo dell'asta dopo di averlo conformato in un cilindro del diametro dell'asta, o pure di unirlo all'asta incastran-

dovelo distribuito come si crederà più opportuno, purchè col legno venga a formare un cilindro solo. E qui avvertirò, che giusta l'equazione  $B$  del n. 66. la  $Bq$  (Fig. 15.) è in ragione inversa della  $e$ , o sia della distanza del centro di gravità  $D$  dell'asta dal punto  $F$  di mezzo della parte sommersa  $CB$ . E perchè si può sempre unire il detto metallo all'asta distribuito in modo, che il centro di gravità  $D$  resti più o meno lontano da  $F$ , si vede che farà in nostra mano il fare, che l'angolo  $BCq$  d'inclinazione dell'asta sia per riuscire maggiore o minore, giacchè quanto più  $D$  sarà vicino ad  $F$  il detto angolo sarà maggiore.

101. Allorchè si avrà scielto quel tratto di fiume per lo sperimento, che sia il più regolare, e lungo circa 200 tese, o più, secondo che si crederà meglio, per sapere la lunghezza da darli alle aste, che si vorranno impiegare, converrà fare almeno tre sezioni di quel tratto, una nel mezzo, ed una per ogni estremo.

Fig. 17. Una di queste sia  $ABC$  (Fig. 17), colla quale si conoscerà la lunghezza  $FG$  da darli a un di presso all'asta, che dovrà viaggiare nel filone, e le lunghezze  $HI$ ,  $DE$  da darli alle laterali: e lo stesso si dica pel caso, in cui se ne voglia impiegare più di tre; giacchè quante più se ne impiegheranno, il rilievo sarà più preciso; e nel Po grande, assai largo, tre sarebbero sicuramente poche. Poi sarà bene  
il

il fare degli scandagli frequenti lungo il viaggio da farsi da ciascuna asta per rilevare se per avventura la lunghezza delle aste scielta colla sola ispezione delle tre sezioni fosse per qualcuna di troppo a motivo di un qualche dosso, che s' incontrasse in quel cammino.

102. Nel Po grande si può seguitare ogni asta con una nave, con che si potrà osservare con qualche precisione l'angolo d'inclinazione dell'asta per sapere prossimamente la scala delle velocità. E lo stesso si dica di tutti i fiumi navigabili almeno a seconda del loro corso anche in tempo di piena. E così si potranno recuperare le aste per un altro sperimento. Il tempo, che ogni asta impiegherà nel corre la lunghezza stabilita, dovrà misurarsi o con un orologio a secondi, o con un pendolo a secondi. Nei torrenti converrà contentarsi di osservare l'angolo di ogni asta all'ingrosso (90) stando sulla riva, al più con l'occhio armato. Ed in questi per recuperare le aste converrà accorrere alle curvature del fiume inferiormente al sito dello sperimento, dove il filone si accosta alla riva, e si sa, che i galleggianti finalmente vanno al filone. Nel resto mi rimetto all'avvedutezza, industria, e sagacità di quelli, che si accignessero ad esperimenti di questa fatta, che sono dell'ultima importanza per promuovere una scienza, dalla quale può dipendere la felicità, o l'esterminio

di paesi intieri, e che perciò merita d'essere protetta con impegno da più Sovrani.

*Calcolo accennato al n. 78.*

$$l. m = l. 21 \frac{2}{3} = 1.3380136$$

$$l. \sqrt[5]{12} \dots = 1.3546350$$

$$= 2.6920486$$

$$l. \sqrt{1000} \dots = 1.5000000$$

$$l. q = l. m \sqrt[5]{\frac{512}{1000}} = 1.1926486$$

$$l. n = l. 9 \frac{2}{3} = 0.9902402$$

$$l. 16 \dots = 1.2041200$$

$$l. q^2 \dots = 2.3852972$$

$$l. \sqrt[3]{q} \dots = 0.3975495$$

$$l. 35 \dots = 1.5440680$$

$$l. \frac{16q^2 \sqrt[3]{q}}{35} \dots = 2.4428987 \text{ n. } 277,267$$

$$l. 3 \dots = 0.4771212$$

$$l. m^2 \dots = 2.6760272$$

$$l. \sqrt[3]{m} \dots = 0.4460045$$

$$l. 7 \dots = 0.8450980$$

$$l. \frac{2}{7} \cdot m^2 \sqrt[3]{m} = 2.7540549 \text{ n. } \dots : 567,616$$

*l. 3*

$$l. 3 \dots\dots = 0.4771212$$

$$l. n^2 \dots\dots = 1.9804804$$

$$l. \sqrt[3]{n} \dots\dots = 0.3300801$$

$$l. \frac{2}{3} n^2 \sqrt[3]{n} \dots\dots = 1.9425837 \text{ n. } \dots\dots 87,616$$

$$l. 6 \dots\dots = 0.7781512$$

$$l. \sqrt[3]{q^2} \dots\dots = 0.7950991$$

$$l. 5 \dots\dots = \frac{1.5732503}{0.6989700}$$

$$l. \frac{6}{5} \sqrt[3]{q^2} \dots\dots = 0.8742803$$

$$l. m \dots\dots = 1.3380136$$

$$l. \sqrt[3]{m^2} \dots\dots = 0.8920091$$

$$l. \frac{6}{5} \sqrt[3]{q^2} \cdot m \sqrt[3]{m^2} \dots\dots = 3.1043030 \text{ n. } 1271,461$$

$$l. \frac{6}{5} \sqrt[3]{q^2} \dots\dots = 0.8742803$$

$$l. n \dots\dots = 0.9902402$$

$$l. \sqrt[3]{n^2} \dots\dots = 0.6601601$$

$$l. \frac{6}{5} \sqrt[3]{q^2} \cdot n \sqrt[3]{n^2} \dots\dots = 2.5246806 \text{ n. } 334,719$$

$$l. q \dots\dots = 1.1926486$$

$$l. \sqrt[3]{q} \dots\dots = 0.3975493$$

$$l. (m + n) =$$

$$l. (21\frac{2}{3} + 9\frac{2}{3}) = 1.4990758$$

Nn 4

l. q

$$1. q \sqrt[3]{q. (m+n)} = 3.0892739 \text{ n. } \dots 1228,213$$


---


$$\text{fomm. } 1883,447 \quad 1883,445$$


---


$$1883,445$$


---


$$0,002$$

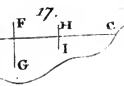
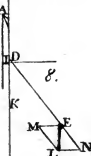
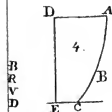
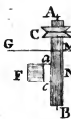
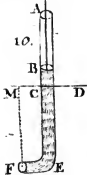
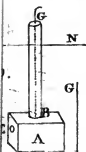
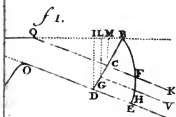
$$\text{Onde } \frac{16q^2 \sqrt[3]{q}}{35} - \frac{2}{7} (m^2 \sqrt[3]{m} + n^2 \sqrt[3]{n})$$

$$+ \frac{6}{5} \sqrt[3]{q^2} (m \sqrt[3]{m^2} + n \sqrt[3]{n^2}) - q \sqrt[3]{q} (m$$

$$+ n) = 0.002.$$

*Fine del Saggio del Sig. Bonati.*

memoria del Sig. Bonati





# APPENDICE

DEL R. PROFESSORE

P. D. GREGORIO FONTANA



# A P P E N D I C E

DEL R. PROFESSORE

P. D. GREGORIO FONTANA

## ARTICOLO I.

*Principj di Teoria dei Mulini a Vento.*

§. 1. **U**na delle più belle ed ingegnose applicazioni, che della Teoria intorno alla percossa de' fluidi sia mai stata fatta alle macchine messe in moto dall'urto de' medesimi, è indubitabilmente quella che riguarda i Mulini a vento, i quali introdotti con insigne vantaggio in molte provincie di Europa sono in oggi divenuti argomento fecondo non meno di astruse ricerche pel Geometra, che di laborioso esercizio e d'industria pel Meccanico pratico. Il meccanismo e l'azione di queste macchine artifiziose sino dal principio di questo secolo furono assoggettati all'analisi, colla scorta della quale si giunse a fissare la situazione più vantaggiosa, che aver debbono le Ali del Mulino per riguardo all'angolo da esse formato coll'asse della macchina, affinchè questa possa produrre il massimo

mo effetto possibile . Ma in questa determinazione della più vantaggiosa inclinazione dell' Ali all' asse del Mulino non si ebbe riguardo se non unicamente al principio del moto , e si considerarono le Ale in quiete nel momento che ricevono la spinta e l' azione del vento . A questo solo caso si limitarono per lungo tratto di tempo le indagini de' Geometri , e lasciarono totalmente in dimenticanza l' altro caso di gran lunga più importante e più complicato , quando cioè il vento , siccome sempre accade dopo il primo istante del moto , seguita a batter nell' Ala già posta in actual movimento , la quale con ciò si sottrae in parte all' azione del vento impellente . Il primo ad accorgersi dell' aspetto essenzialmente diverso , che in questo secondo caso il Problema acquistava , sembra essere stato Daniello BERNOULLI nella sua *Idrodinamica* Sez. IX. §. 39. 40. Attribuiscono altri questa gloria a MACLAURIN , il quale nel suo *Trattato delle Flusſioni* §. 911. maneggia colla sua solita destertà un siffatto Problema , e ne distingue con accuratezza i due casi . Ma oltre l' essere l' opera di BERNOULLI anteriore di quattro anni a quella di MACLAURIN , e il poterſi altronde provare , che questi ha veduta e consultata l' opera di quello , la strada tenuta dal Geometra di Edimburgo è tanto simile a quella del Geometra di Basilea , che la soluzione del primo sembra essere inte-

ra-

ramente tratta dalla Bernoulliana. Dopo il lavoro di questi Geometri, e un breve tocco magistrale dato dal D'ALEMBERT sopra lo stesso argomento nel suo *Trattato dell' Equilibrio e Moto de' Fluidi* §. 368. venne l'EULERO in diverse imprese con tutte le forze dell'Analisi ad affrontare il Problema, e nel tomo quarto de' *Nuovi Commentarj dell' Accademia di Pietroburgo*, come pure nell'ottavo, e nel duodecimo delle *Memorie dell' Accademia di Berlino* diede l'ultimo compimento alla quistione, e consumò l'impresa. Dietro i passi di questi celebri uomini io verrò qui succintamente esponendo ciò che vi ha di più interessante in un sì utile e curioso argomento.

2. Sia *NEOP* (Fig. 1. Tav. dell'App.) un piano Fig. 1.  
Tav. dell'  
App. diviso in due parti simili ed uguali dalla retta *CM*, la quale perciò passerà pel centro *H* di gravità del piano, e formerà colla base *NE* angoli retti *MCN*, *MCE*. Adattato questo piano immobilmente ad un albero, che si aggira intorno al suo asse *AC* perpendicolare a *CM*, viene portato in giro esso pure dall'albero intorno ad *AC*, restando intanto inalterabile per tutto un tal giro l'angolo *ACE*, che si può fissare ad arbitrio. In questo stato di cose il detto piano *NO* acquista il nome di *Ala del Mulino a Vento*.

3. Ora poichè *CE* nel piano dell'Ala, e *CA* nel piano *ACM* sono entrambe perpendicolari

colari alla comune sezione  $CM$  dei due piani, sarà l'angolo  $ACE$  l'inclinazione dei medesimi, ed il piano  $ACE$  di quest'angolo sarà conseguentemente normale all'uno e all'altro di detti piani; e quindi qualsivoglia perpendicolo guidato dalla retta  $AC$  sopra l'Ala cascherà sulla retta  $CE$ , e così l'angolo  $ACE$  sarà anco la misura dell'inclinazione dell'asse  $AC$  all'Ala.

Sia quest'angolo  $ACE = \varphi$ . Rivolgendosi l'Ala  $NO$  nel modo indicato intorno all'asse  $AC$  qualsivoglia punto di lei  $P$  fuori della  $CM$  descrive la circonferenza della base di un cono retto, che ha  $CP$  per lato, ed il prolungamento di  $AC$  per suo asse, oppure (ciò che torna allo stesso) ogni punto  $P$  descrive la periferia d'un cerchio, che ha  $C$  per polo, ed è incontrato perpendicolarmente nel centro da  $AC$  prodotta.

4. Condotta da  $A$  la normale  $AE$  sull'Ala, e posto  $AC = b$ , diventa  $AE = b \text{ sen. } \varphi$ ,  $CE = b \text{ cos. } \varphi$ ; e per esser dato il punto  $P$ , sono pur dati  $CP$ , e l'angolo  $PCE$ ; e perciò nel triangolo  $PEC$  è parimente dato  $EP$ : dunque sarà anche dato  $AP = \sqrt{EP^2 + b^2 \text{ sen. } \varphi^2}$ . Dal che è manifesto, che essendo dati tutti i lati del triangolo  $PCA$ , si renderà noto l'angolo  $PCA$ , il quale rimane sempre lo stesso nel rivolgersi dell'Ala intorno all'asse  $CA$ , qualora l'Ala, e il piano dell'angolo invariabile  $ACE$  nel rotarsi insieme

in-

intorno a  $CA$  perfistono ad essere l'una all'altro perpendicolari.

5. Posto l'asse  $AC$  in direzione del vento, tutte le particelle dell'aria, che in direzioni parallele ad  $AC$  vanno a colpire l'Ala del Mulino, agiscono sopra di essa, come agirebbe la forza della gravità, giacchè ci possiamo rappresentare anche l'azione della forza di gravità mediante tanti colpi fatti in direzioni parallele. Da questi colpi tutti paralleli, e tutti di eguale energia, che imprime la gravità a tutte le particelle eguali de' corpi, risulta ne' corpi stessi quel punto, in cui tali colpi ponno concepirsi tutti riuniti, e che si nomina *centro di gravità*. Quindi è, che attesa questa somiglianza di agire della gravità, e delle particelle dell'aria per rispetto all'Ala del Mulino potremo immaginarci l'intera forza del vento contro l'Ala come raccolta e riunita nel centro di gravità  $H$  di lei, per modo che o l'Ala sia spinta in tutta la sua estensione dalle particelle dell'aria in direzioni parallele, o sia colpito il solo punto  $H$  dalle stesse particelle riunite in quella direzione, l'effetto sia il medesimo in ordine al moto giratorio da imprimerfi all'Ala.

6. Stabiliti questi principj, sia ( *Fig. 2.* ) *Fig. 21*  
 $LHhl$  un rettangolo  $\equiv B$ , e prendansi  $HG$   
 $\equiv hg$  perpendicolari al piano del rettangolo.  
 Contro un tal piano muovasi l'aria in tal modo,

do, che ogni sua particella in un dato tempo, per es. di un secondo corra equabilmente lo spazio  $GH = c$ ; e venendo colpito il piano nel principio di un secondo dalla particella aerea, che trovasi in  $H$ , venga esso colpito alla fine del secondo da quella che era in  $G$ , e così nella durata di un secondo tante sieno le molecole aeree percuotenti, quante capiscono nell'intervallo  $HG = c$ , tutte mosse colla stessa velocità.

7. Che se la stessa aria si muove più rapidamente, e scorre in un secondo lo spazio  $m.c$ , allora le particelle percuotenti sono  $m$  volte più di prima, e ciascuna di esse dà un colpo  $m$  volte più forte che dianzi, poichè a masse eguali la forza dell'urto è proporzionale alla velocità: ond'è, che avuto riguardo al numero delle particelle urtanti, e alla velocità di ciascuna nasce l'urto totale contro il piano  $m^2$  volte più gagliardo di prima; che è quanto dire, gli urti perpendicolari, in parità di tutto il restante, stanno fra loro come i quadrati delle velocità; e in conseguenza se si prende  $B.c^2$  per rappresentare l'urto fatto contro il piano proposto colla velocità  $c$ , quello che vien fatto con un'altra velocità  $C$  verrà espresso da  $B.C^2$ , essendo così entrambi in ragione duplicata delle velocità.

8. Formino ora  $GH$ ,  $gh$  col piano  $HI$  un angolo  $= \omega$ , e seguiti l'aria a scorrere in un secon-

secondo lo spazio  $GH = c$ : in questo supposto ogni particella aerea viene a battere nel piano sotto l'angolo  $\omega$ ; e però la sua azione può risolversi in due, una perpendicolare al piano, l'altra ad esso parallela. Quest'ultima non fa alcuna impressione sul piano; e la prima sta all'urto, che farebbe perpendicolarmente la particella colla sua velocità  $c$ , come sta sen.  $\omega : 1$ .

Presentemente haffi un prisma, la cui base è  $= B$ , ed i cui lati sono inclinati alla base sotto l'angolo  $\omega$ ; ond'è manifestamente l'altezza del prisma  $= c \text{ sen. } \omega$ , e la sua capacità  $= B.c \text{ sen. } \omega$ : e per conseguenza tante particelle aeree, quante sono contenute in questa capacità, giungono in un secondo a battere contro il piano, ciascuna con un urto  $= c \text{ sen. } \omega$ . Laonde l'urto totale di tutte le particelle contenute nel prisma viene ad essere  $B.c \text{ sen. } \omega \times c \text{ sen. } \omega = B.c^2 \text{ sen. } \omega^2$ ; il che dà a dividere, che gli urti obliqui del fluido contro un piano sono in ragione composta della duplicata delle velocità, e della duplicata de'seni degli angoli d'incidenza formati dalla direzione dell'urto col piano: e però se lo stesso fluido colpisse il dato piano colla velocità  $C$  sotto l'angolo  $\lambda$ , il suo urto sarebbe  $B.C^2 \text{ sen. } \lambda^2$ .

Qui tacitamente abbiamo supposto, che ogni particella del fluido agisca contro il pia-

Oo

no

no in quel solo momento, in cui lo colpisce; e che passato quell'istante non eserciti più alcuna azione nè sul piano, nè sulle altre particelle; il che non potendo rigorosamente esser vero non è meraviglia, se le sperienza finora fatte non hanno punto confermata, almeno in tutti i casi, quella parte della legge degli urti obliqui, la quale riguarda la proporzione col quadrato del seno d'incidenza. Ma pure in mancanza di meglio si adotta quest'ipotesi provisionalmente fino a che siasi stabilito qualche cosa di più sicuro in questa intralciatissima materia.

Venghiamo ora al

#### PROBLEMA I.

9. *Sotto le premesse condizioni determinare la forza del vento, impiegata precisamente a mettere in moto l'Ala del Mulino.*

#### SOLUZIONE.

Immaginiamo, che il vento si muova  
 Fig. 1. (Fig. 1.) nella direzione  $GH$ , e la moltitudine delle molecole aeree, che in un dato tempo, per es. di un secondo, percuotono contro l'Ala, sia come un prisma pieno d'aria, la cui base è il piano dell'Ala, e le cui faccie laterali si intersecano in rette parallele a  $GH$ ; ed inoltre la forza, con cui questo prisma  
 aereo

aereo investe l'Ala, si concepisca ridotta alla risultante  $GH$  e diretta contro il solo centro di gravità  $H$ .

Essendo  $HG$  parallela all'asse  $CA$ , forma ella coll'Ala un angolo  $= \phi$ , e trovasi nel piano  $ACH$ ; e condotta la normale  $HI$  al piano dell'Ala nasce l'angolo  $GHI = 90^\circ - \phi$ ; onde se si tira la perpendicolare  $GI$  sulla retta  $HI$ , risulta  $GI = HG \cdot \cos. \phi$ ,  $HI = HG \cdot \sin. \phi$ , ovvero  $\frac{GI}{HG} = \cos. \phi$ ,  $\frac{HI}{HG} = \sin. \phi$ .

Prendasi la superficie dell'Ala  $= a^2$ ; il vento, che vi batte contro, scorra equabilmente in un secondo lo spazio  $= c$ ; e s'immagini un prisma, che ha l'Ala per base, e i cui lati paralleli a  $GH$  formano colla base un angolo  $= \phi$ , e sono ciascuno  $= c$ . Un perpendicolo che dall'estremità di un lato di questo prisma casca sulla base, ed è  $= c \sin. \phi$ , dà l'altezza del prisma, la cui capacità è in conseguenza  $= a^2 c \sin. \phi$ ; e però tanti atomi aerei, quanti ne cape un tal prisma, urtano l'Ala nella durata di un secondo. Questa massa d'aria concepiscasi condensata e riunita nella sola linea  $GH$ , che va a ferir l'Ala nel centro  $H$  di gravità, a cui si riduce la risultante di tutte le impressioni fatte da tutti i corpuscoli aerei impellenti.

Ora questa spinta secondo  $GH$  esercitata da ciascheduna molecola del prisma aereo risol-

vafi in due altre, una parallela a  $GI$ , l'altra parallela ad  $IH$ , delle quali la prima, come parallela al piano dell'Ala, non produce alcun effetto su di essa; la seconda investe l'Ala perpendicolarmente, ed è  $\equiv \frac{HI}{CH} \cdot c \equiv c \text{ sen. } \phi$ , la quale moltiplicata pel numero delle molecole impellenti, cioè per  $a^2 c \text{ sen. } \phi$  dà  $a^2 c^2 \text{ sen. } \phi^2$  per l'impulso perpendicolare di tutta la massa aerea del prisma contro l'Ala.

Ora l'Ala in tal modo dal vento battuta non può concepire altro moto fuorchè rivolgendosi intorno all'asse  $AC$ , sicchè la retta  $CH$  perpendicolare ad  $AC$  descrive un cerchio che ha  $C$  per centro. E poichè mentre  $CH$  descrive un tal cerchio, il piano  $ACH$  a lui perpendicolare si aggira intorno ad  $AC$ , fa d'uopo risolvere la predetta spinta secondo  $IH$  nelle due  $IL$ , ed  $LH$ , quella normale al piano  $ACH$ , questa situata nel piano medesimo. Questa spinta secondo  $LH$  tende a muovere in tal direzione il punto  $H$ , il qual moto se effettivamente accadeffe, dovrebbe o cangiarfi la posizione di  $CH$  rispetto a  $CA$ , o muoversi anche  $AC$  a seconda di  $H$ ; ed al primo si oppone la fermezza dell'Ala sull'asse, al secondo l'immobilità dell'asse: conseguentemente la forza secondo  $LH$  resta interamente distrutta dalla stabilità e saldezza della macchina.

Rimane dunque per ultimo il solo impul-

so secondo  $IL$ , il quale come normale al piano  $ACH$ , e tangente del cerchio descritto dalla  $CH$  ha il pieno suo effetto in muover l'Ala in giro nel modo spiegato.

E poichè  $IH$  è perpendicolare al piano dell'Ala, ed  $IL$  al piano  $ACH$ , sarà il piano  $HIL$  normale ai detti due piani, de' quali la comune sezione  $CH$  sarà perciò normale allo stesso piano  $HIL$ , e quindi anche normale alla comune sezione del piano  $HIL$  e dell'Ala. Ma nel piano  $ACH$  la retta  $HL$  è normale a  $CH$ , come è noto dalle proprietà de' piani: dunque forma  $HL$  colla comune sezione del piano  $HIL$  e dell'Ala un angolo  $= \varphi$ , che misura l'inclinazione del piano  $ACH$  al piano dell'Ala; e da ciò si deduce, che l'angolo fatto da  $HI$  con  $HL$  è il complemento di  $\varphi$ . Laonde sarà  $1 : \cos. \varphi :: HI : IL ::$  Forza secondo  $HI$  : Forza secondo  $IL :: a^2 c^2 \text{ sen. } \varphi^2 : \text{Forza secondo } IL$ . Dunque finalmente la forza o l'impulso secondo  $IL$ , che di tutta l'azione del vento è la sola parte utilmente impiegata a produrre la rotazione dell'Ala, essendo tutto il restante di tal azione inoperoso per quest'effetto, ha per espressione la formola  $a^2 c^2 \text{ sen. } \varphi^2 \cos. \varphi$ . Il che era ec.

#### PROBLEMA II.

10. *Determinare nel Mulino a Vento la più vantaggiosa situazione dell'Ala rispetto all'asse, e*

Oo 3

ciò

*ciò che è lo stesso ritrovare sotto qual posizione dell' Ale l'azione del vento per volgerle in giro sia la massima.*

## SOLUZIONE.

L'azione, che il vento esercita unicamente a muovere in giro l'Ala del Mulino, si è trovata  $\equiv a^2 c^2 \text{ sen. } \varphi^2 \text{ cos. } \varphi$ ; e dovendo questa essere un massimo, il suo differenziale sarà zero. Perlocchè si avrà l'equazione  $a^2 c^2 (2d\varphi \text{ sen. } \varphi \text{ cos. } \varphi^2 - d\varphi \text{ sen. } \varphi^3) \equiv 0$ , la quale divisa per  $a^2 c^2 d\varphi \text{ sen. } \varphi$  si cangia in quest'altra  $2 \text{ cos. } \varphi^2 - \text{sen. } \varphi^2 \equiv 0$ , vale a dire  $2 - 3 \text{ sen. } \varphi^2 \equiv 0$ , da cui si ritrae subito  $\text{sen. } \varphi = \sqrt{\frac{2}{3}}$ , ed in fine  $\varphi = 54^\circ. 44'$ . Dunque la situazione più vantaggiosa dell' Ale ne' Mulini a vento si ha allorchè il piano dell' Ala forma coll'asse dell'albero del Mulino un angolo di  $54^\circ. 44'$ . Il che era ec.

11. In questo Problema abbiamo supposto, che l'Ala del Mulino si trovasse nello stato di quiete allorchè veniva percossa dal vento; e questa ipotesi, la quale suole unicamente contemplarsi dagli Scrittori Idraulici ad eccezione di alcuni pochi, ci ha dato un risultato affai semplice. Che se si considera l'Ala già in moto attuale, ed urtata in tale stato dal vento, siccome realmente accade, il Problema diviene allora molto più complicato e difficile,

e

e ad esso conviene farsi strada colle seguenti considerazioni.

Nell'Ala  $THRQV$  ( Fig. 3. ) prendasi Fig. 3.  
una sezione indeterminata  $EF$  perpendicolare  
all'asse  $RS$  dell'Ala, dal quale è divisa per  
mezzo in  $P$ . Contro detta sezione o retta  $EF$   
( Fig. 4 ) vada a percuotere il vento nella Fig. 4.  
direzione  $AP$ , ovvero  $PH$ , e con una veloci-  
tà rappresentata dalla stessa  $PH$  in tanto che  
l'Ala si volge con un moto conico intorno  
all'asse del Mulino. Si rappresenti la velocità  
del punto  $P$  dell'Ala colla retta  $PC$ , la quale,  
nel presente supposto che  $PH$  sia parallela all'  
asse della rotazione, dee manifestamente essere  
perpendicolare a  $PH$ . Risolvo la velocità  $PH$   
del vento nella velocità  $PC$  uguale a quella  
dell'Ala, e nell'altra  $PI$ , che nasce compien-  
do il parallelogrammo  $PCHI$ : ed è evidente, che  
colla velocità  $PC$  il vento non agisce punto  
sull'Ala, ossia sul punto  $P$ , perchè con egual  
velocità questo punto se ne sottrae; e però  
resta la sola velocità  $PI$ , colla quale il vento  
agisce contro il punto  $P$  della sezione  $EF$  co-  
me se questa fosse assolutamente in quiete.

È poi altronde noto, che lo sforzo eser-  
citato dal vento contro il punto  $P$  della retta  
 $EF$  immobile colla velocità  $PI$  viene rappre-  
sentato da  $PI^2$ . ( sen.  $IPE$  )<sup>2</sup>. E siccome que-  
sto sforzo viene sempre esercitato in una dire-  
zione perpendicolare ad  $EF$ , prendasi perciò

la perpendicolare  $PG$  per rappresentarlò; e si faccia della forza  $PG$  una nuova risoluzione nelle due forze  $PD$ ,  $PL$ , quella in direzione del moto del punto  $P$ , questa in direzione perpendicolare a  $PD$ . Di queste due forze la seconda  $PL$ , come perpendicolare alla direzione del moto dell' Ala, non ha alcuna efficacia a secondare, o impedire un tal moto; ma la prima  $PD$  a seconda del moto medesimo è tutta impiegata utilmente a quest' effetto. Perlocchè quella parte dell' impulso del vento contro il punto  $P$ , che è diretta a far girar l' Ala intorno all' asse del Mulino, viene espressa da  $PD = PG$ . sen.  $PGD = PG$ . sen.  $FPD = PG$  cos.  $APF = PI^2$ . cos.  $APF$ . (sen.  $IPE$ )<sup>2</sup>. Menisi ora a  $PC$  la perpendicolare  $CN$ , la quale incontri in  $O$  la  $EF$ , ed in  $N$  la  $IP$  prolungata: e sarà  $PI = PN$ , ed  $IPE = NPO$ , e quindi  $PD = PN^2$ . cos.  $APF$ . (sen.  $NPO$ )<sup>2</sup>. Ma nel triangolo  $PNO$  si ha  $PN: NO::$  sen.  $PON: sen. NPO::$  sen.  $POC: sen. NPO::$  sen.  $APF: sen. NPO$ ; e però  $PN^2$ . (sen.  $NPO$ )<sup>2</sup>  $= NO^2$ . (sen.  $APF$ )<sup>2</sup>. Dunque  $PD = NO^2 \times$  cos.  $APF$ . (sen.  $APF$ )<sup>2</sup>. In oltre  $CO = \frac{PC}{\text{tang. } POC} = \frac{PC}{\text{tang. } APF}$ , ed  $NO = NC - CO = PH - \frac{PC}{\text{tang. } APF} = \frac{PH \cdot \text{sen. } APF - PC \cdot \text{cos. } APF}{\text{sen. } APF}$ ; quindi sostituì

to questo valore in quello di  $PD$ , nasce  $PD = \cos. APF (PH. \text{sen. } APF - PC. \cos. APF)^2$ . Sicchè posta la velocità  $PH$  del vento  $= c$ , la velocità  $PC$  del punto  $P$  dell'Ala  $= v$ , l'angolo d'incidenza  $APF = \varphi$ , risulta lo sforzo  $PD$  diretto a far girar l'Ala  $= \cos. \varphi \times (c \text{ sen. } \varphi - v \cos. \varphi)^2$ . E se si prende (Fig. 3.) l'Affe  $RS$  dell'Ala  $= a$ , la velo-

Fig. 3.

cità nell'estremo  $S = u$ , ed  $RP = x$ , nasce  $v = \frac{ux}{a}$ , e perciò l'impulso contro il punto  $P = \cos. \varphi \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2$ .

Laonde se si guida la  $ef$  parallela ed infinitamente vicina alla  $EF$ , e si fa  $EF = y$ , onde abbiassi l'elemento  $EefF$  dell'Ala  $= ydx$ , e se in oltre si suppone, che la larghezza dell'Ala, come ordinariamente suol essere, sia picciolissima in confronto della sua lunghezza, sicchè tutti i punti dell'elemento  $EefF$  possano senza error sensibile immaginarsi dotati della medesima velocità, risulterà l'impulso contro il detto elemento =

$ydx \cos. \varphi \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2$ , e questo

moltiplicato per la velocità  $\frac{ux}{a}$  comune a tutto l'elemento dà il momento di tale impulso =  
 $uyxdx$

$\frac{uyxdx \cos. \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2$ . Dunque

integrando sarà il momento dell'impulso contro la porzione indefinita  $HEFQ$  dell'Ala =

$$\int \frac{uyxdx \cos. \varphi}{a} \left( c^2 \text{ sen. } \varphi^2 - \frac{2cux \text{ sen. } \varphi \cos. \varphi}{a} + \frac{u^2 x^2 \cos. \varphi^2}{a^2} \right) + \text{Cost.}; \text{ cioè (supposta } y =$$

$$b, \text{ ossia l'Ala rettangolare) } = \frac{bu \cos. \varphi}{a} \times \left( \frac{c^2 x^2 \text{ sen. } \varphi^2}{2} - \frac{2cux^2 \text{ sen. } \varphi \cos. \varphi}{3a} + \frac{u^2 x^4 \cos. \varphi^2}{4a^2} \right)$$

+ Cost. Ora un tal momento debb'esser nullo allorchè  $x = RN = h$ ; conseguentemente

$$\text{nasce Cost.} = - \frac{bu \cos. \varphi}{a} \left( \frac{c^2 h^2 \text{ sen. } \varphi^2}{2} - \frac{2cu h^3 \text{ sen. } \varphi \cos. \varphi}{3a} + \frac{u^2 h^4 \cos. \varphi^2}{4a^2} \right); \text{ dal che si}$$

deduce il momento dell'impulso contro  $HEFQ$

$$= \frac{bu \cos. \varphi}{a} \left( \frac{c^2 \text{ sen. } \varphi^2}{2} (x^2 - h^2) - \frac{2cu \text{ sen. } \varphi \cos. \varphi}{3a} (x^3 - h^3) + \frac{u^2 \cos. \varphi^2}{4a^2} (x^4 - h^4) \right).$$

Finalmente pigliando  $x = a$ , e trascurando  $h$ , che in paragone di  $a$  si fa sempre ne' Mulini ordinarij picciolissima, risulta il momento d'impulso

$$\text{di tutta l'Ala } HTVQ = abu \cos. \varphi \left( \frac{c^2 \text{ sen. } \varphi^2}{2} \right)$$

$$-\frac{2}{3}cu \text{ sen. } \varphi \cos. \varphi + \frac{1}{4}u^2 \cos. \varphi^2 \Big).$$

## PROBLEMA III.

12. *Determinare la costruzione d'un Mulino a vento, il quale produca il massimo effetto possibile.*

## SOLUZIONE.

Se si suppone, che il Mulino porti  $n$  Ale, il suo effetto sarà evidentemente  $nabc \cos. \varphi \times$

$$\left( \frac{c^2 \text{ sen. } \varphi^2}{2} - \frac{2}{3}cu \text{ sen. } \varphi \cos. \varphi + \frac{1}{4}u^2 \cos. \varphi^2 \right)$$

$$= nabc^2u \cos. \varphi \text{ sen. } \varphi^2 \left( \frac{1}{2} - \frac{2u \cos. \varphi}{3c \text{ sen. } \varphi} + \frac{u^2 \cos. \varphi^2}{4c^2 \text{ sen. } \varphi^2} \right), \text{ e fatto } \frac{u \cos. \varphi}{c \text{ sen. } \varphi} = y, \text{ l'effetto}$$

della macchina verrà espressa dalla formola  $nabc^2y \text{ sen. } \varphi^2 \left( \frac{1}{2} - \frac{2}{3}y + \frac{1}{4}y^2 \right)$ , il cui differenziale preso nell'ipotesi di  $y$  variabile, ed uguagliato a zero dà l'equazione  $\frac{1}{2} - \frac{4}{3}y +$

$$\frac{1}{2}y^2 = 0, \text{ dalla quale si ottiene } y = \frac{3 \pm \sqrt{10}}{9}.$$

Di questi due valori di  $y$  il solo secondo  $y = \frac{3 - \sqrt{10}}{9}$  è quello che dà alla predetta formola

il *massimo* aumento, giacchè il secondo differenziale della formola mediante la sostituzione di quel valore apparisce negativo. Sostituito poi

poi il valore trovato di  $y$ , la misura dell'effetto massimo del Mulino diviene  $\left(\frac{68 + \sqrt{10}}{719}\right) \times nabc^3 \text{ sen. } \phi^3$ . Per la velocità  $u$  corrispondente all'effetto massimo trovasi  $u = cy \text{ tang. } \phi = \left(\frac{8 - \sqrt{10}}{9}\right) c \text{ tang. } \phi = 0,5375 c \text{ tang. } \phi$ .

Che se si prende l'angolo  $\phi = 54^\circ.44'$ , come nel II. Problema, allora risultando  $\text{tang. } \phi = \sqrt{2}$ , nasce  $u = 0,5375 c \sqrt{2} = 0,76 c$  vale a dire la velocità del punto estremo dell'Ala sarà un poco maggiore di sette decime della velocità del vento.

## L E M M A .

13. Se l'integrale d'una funzione di due variabili moltiplicata pel differenziale d'una di esse è un massimo, sarà zero la quantità, che nel differenziale di detta funzione moltiplica il differenziale dell'altra variabile.

## D I M O S T R A Z I O N E .

Chiamata  $Z$  la funzione delle due variabili  $x, \phi$ , e supposto, che l'integrale  $\int Z dx$  sia un massimo, la Teoria de' Massimi e Minimi delle formole integrali indefinite ci insegna, che anche il differenziale  $Z dx$  sarà un massimo, e conseguentemente massimo anche il valore della fun-

funzione  $Z$ . Perlocchè il differenziale di detta funzione dovrà essere zero; e quindi avrassi  $dZ = Pdx + Qd\varphi = 0$ . Ma per la citata Teoria il differenziale della  $Z$  dee prenderfi facendo variare la sola  $\varphi$ , e riguardando come costante la  $x$ , perchè la variazione dell'elemento  $Zdx$  non dipende se non se dalla variazione dell'ordinata  $\varphi$  della curva restando invariabile l'ascissa  $x$  corrispondente. Dunque nell'equazione  $Pdx + Qd\varphi = 0$  sparisce  $Pdx$ , e resta  $Qd\varphi = 0$ , e in conseguenza  $Q = 0$ . Il che era ec.

## S C O L I O .

14. Qualche illustre Geometra ha creduto di poter dimostrare questo Lemma col seguente discorso: Essendo  $Z = \text{funz. } (x, \varphi)$ , e però  $dZ = Pdx + Qd\varphi$ , si ha integrando  $Z = \int Pdx + \int Qd\varphi$ ; e quindi  $Zdx = dx \int Pdx + dx \int Qd\varphi$ ; ed integrando di nuovo  $\int Zdx = \int dx \int Pdx + \int dx \int Qd\varphi$ . Ma per ipotesi  $\int Zdx$  è un massimo; dunque il suo differenziale sarà zero, cioè  $Zdx = dx \int Pdx + dx \int Qd\varphi = 0$ , ovvero  $\int Pdx$

+

+  $\int Qd\varphi = 0$ , oppure differenziando,  $Pdx + Qd\varphi = 0$ . E siccome l'equazione  $Zdx = 0$  dà visibilmente  $dx = 0$ : perciò l'equazione  $Pdx + Qd\varphi = 0$  diviene  $Qd\varphi = 0$ , e di qui deriva  $Q = 0$ .

Una tal dimostrazione sembra per lo meno inesatta: imperciocchè dove trattasi di formole integrali *indefinite* non è giusto l'inferire dall'essere  $\int Zdx$  un massimo, che il suo differenziale  $Zdx$  sia zero, dovendo anzi un tal differenziale essere un massimo esso pure. E quand'anco  $Zdx$  fosse zero, non può mai dedursi da questo solo, che ancora  $dx$  sia zero. Sicchè sembra peccare per due capi il ragionamento qui esposto, a cui Geometri altronde rispettabili hanno voluto dar corso.

#### PROBLEMA IV.

15. *Determinare la più vantaggiosa inclinazione delle Ale all'asse del Mulino, ossia quella, da cui risulti il massimo effetto di questa macchina.*

#### SOLUZIONE.

Si è veduto, che chiamata  $b$  la picciola larghezza dell'Ala rettangolare il momento dell'impulso è  $\int \frac{buxdx}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \text{ cos. } \varphi}{a} \right)^2 \times \cos. \varphi$

$$\begin{aligned}
& \cos. \varphi. \text{ Pongasi } \frac{bux \cos. \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2 \\
& = Z, \text{ e considerata } u \text{ come costante sar\`a } dZ \\
& = \frac{budx \cos. \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2 - \\
& \frac{2bu^2 x dx \cos. \varphi^2}{a^2} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right) - \\
& \frac{bux d\varphi \text{ sen. } \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2 + \\
& \frac{2bux d\varphi \cos. \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right) \times \\
& \left( c \cos. \varphi + \frac{ux \text{ sen. } \varphi}{a} \right).
\end{aligned}$$

Perlocchè dovendo essere per ipotesi massimo il momento dell' impulso, ossia  $\int Z dx$ , ne viene pel Lemma, che nel valore di  $dZ$  la quantità, che moltiplica  $d\varphi$ , sar\`a zero; e quindi nasce

$$\begin{aligned}
& - \frac{bux d\varphi \text{ sen. } \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2 \\
& + \frac{2bux d\varphi \cos. \varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right) \times \\
& \left( c \cos. \varphi + \frac{ux \text{ sen. } \varphi}{a} \right) = 0, \text{ e dividendo} \\
& \text{per } \frac{bux d\varphi}{a} \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right) \text{ si ottiene} \\
& - \text{sen. } \varphi \left( c \text{ sen. } \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right) + \\
& 2 \cos. \varphi \left( c \cos. \varphi + \frac{ux \text{ sen. } \varphi}{a} \right) = 0, \text{ e}
\end{aligned}$$

di

di nuovo dividendo per  $\cos. \varphi^2$  si raccoglie  

$$- c \operatorname{tang.} \varphi^2 + \frac{ux \operatorname{tang.} \varphi}{a} + 2c + \frac{ux \operatorname{tang.} \varphi}{a}$$

$$= 0, \text{ ovvero } \operatorname{tang.} \varphi^2 - \frac{3ux \operatorname{tang.} \varphi}{ca} - 2$$

$$= 0, \text{ la qual equazione somministra } \operatorname{tang.} \varphi$$

$$= \frac{3ux}{2ac} \pm \sqrt{\left( \frac{9u^2x^2}{4a^2c^2} + 2 \right)}. \text{ Il che era ec.}$$

16. Dal valore ritrovato  $\operatorname{tang.} \varphi = \frac{3ux}{2ac}$   

$$+ \sqrt{\left( \frac{9u^2x^2}{4a^2c^2} + 2 \right)}$$
 si scorge, che ad ogni  
 differente distanza  $x$  corrisponde un diverso an-  
 golo d'inclinazione dell'Ala all'asse del Mulino,  
 e che quest'angolo va crescendo con  $x$ , per  
 modo che l'Ala esser dee curva in tutta la sua  
 lunghezza. Un tal angolo è minimo, quando  
 $x = 0$ , nascendo allora  $\operatorname{tang.} \varphi = \sqrt{2}$ ,  
 cioè  $\varphi = 54^\circ 44'$ ; ed è massimo, quando  
 $x = a$ , divenendo in tal caso  $\operatorname{tang.} \varphi =$   

$$\frac{3u}{2c} + \sqrt{\left( \frac{9u^2}{4c^2} + 2 \right)}.$$

17. Per determinare il valore del massimo  
 effetto, che può ottenersi dal Mulino a vento,  
 prendo dall'equazione  $\operatorname{tang.} \varphi^2 - \frac{3ux \operatorname{tang.} \varphi}{ac}$   

$$- 2 = 0$$
 il valore di  $x = \frac{ac \operatorname{tang.} \varphi}{3u} -$

$\frac{2ac}{3u \operatorname{tang.} \varphi}$ , e differenziando ricavo

$$dx = \frac{acd\varphi}{3u} \left( \frac{1}{\cos. \varphi^2} + \frac{2}{\operatorname{sen.} \varphi^2} \right) = \frac{acd\varphi (\operatorname{sen.} \varphi^2 + 2 \cos. \varphi^2)}{3u \cos. \varphi^2 \operatorname{sen.} \varphi^2}, \text{ e moltiplicando per}$$

$$x = \frac{ac}{3u} \left( \frac{\operatorname{sen.} \varphi}{\cos. \varphi} - \frac{2 \cos. \varphi}{\operatorname{sen.} \varphi} \right) = \frac{ca (\operatorname{sen.} \varphi^2 - 2 \cos. \varphi^2)}{3u \cos. \varphi \operatorname{sen.} \varphi} \text{ trovo } xdx = \frac{a^2 c^2 d\varphi (\operatorname{sen.} \varphi^4 - 4 \cos. \varphi^4)}{9u^2 \cos. \varphi^3 \operatorname{sen.} \varphi^3}.$$

Parimente rinviensi  $\left( c \operatorname{sen.} \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2$   
 $= \left( c \operatorname{sen.} \varphi - \frac{1}{2} c \operatorname{sen.} \varphi + \frac{2c \cos. \varphi^2}{3 \operatorname{sen.} \varphi} \right)^2$   
 $= \frac{4c^2}{9 \operatorname{sen.} \varphi^2}.$  Laonde sostituiti questi valori  
 nell'espressione del momento dell'impulso per  
 rapporto ad un' Ala sola  $\frac{bu}{a} \int xdx \times$

$$\left( c \operatorname{sen.} \varphi - \frac{ux \cos. \varphi}{a} \right)^2 \cos. \varphi, \text{ ci si offre pel massimo, che cerchiamo, la formola}$$

$$\frac{4bac^4}{81u} \int \frac{d\varphi (\operatorname{sen.} \varphi^4 - 4 \cos. \varphi^4)}{\cos. \varphi^2 \operatorname{sen.} \varphi^3} =$$

$$\frac{4bac^4}{81u} \int \left( \frac{d\varphi}{\cos. \varphi^2 \operatorname{sen.} \varphi} - \frac{4d\varphi \cos. \varphi^2}{\operatorname{sen.} \varphi^3} \right) =$$

Pp
 $\frac{4bac^4}{4bac^4}$

$$\frac{4bac^4}{81u} \left( \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi} + \int \frac{d\varphi \text{ sen. } \varphi}{\cos. \varphi^2} - 4 \int \frac{d\varphi \cos. \varphi^2}{\text{sen. } \varphi^3} \right) \\ = \frac{4bac^4}{81u} \left( \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi} + \int \frac{d\varphi \text{ sen. } \varphi}{\cos. \varphi^2} - \right. \\ \left. 4 \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi^3} + 4 \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi^3} \right). \text{ Ora dalla teo-}$$

ria degl' integrali delle formole differenziali trigonometriche si hanno i seguenti risultati:

$$1^\circ \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi} = \log. \text{ tang. } \frac{1}{2} \varphi.$$

$$2^\circ \int \frac{d\varphi \text{ sen. } \varphi}{\cos. \varphi^2} = \frac{1}{\cos. \varphi}.$$

$$3^\circ \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi^3} = - \frac{3 \cos. \varphi}{8 \text{ sen. } \varphi^2} - \frac{\cos. \varphi}{4 \text{ sen. } \varphi^4}$$

$$+ \frac{3}{2} \log. \text{ tang. } \frac{1}{2} \varphi.$$

$$4^\circ \int \frac{d\varphi}{\text{sen. } \varphi^3} = - \frac{\cos. \varphi}{2 \text{ sen. } \varphi^2} +$$

$$\frac{1}{2} \log. \text{ tang. } \frac{1}{2} \varphi.$$

Perlocchè l'espressione del massimo effetto

$$\text{del Mulino sarà } \frac{4bac^4}{81u} \left( \frac{1}{\cos. \varphi} - \frac{\cos. \varphi}{2 \text{ sen. } \varphi^2} + \right. \\ \left. \frac{\cos. \varphi}{\text{sen. } \varphi^4} + \frac{3}{2} \log. \text{ tang. } \frac{1}{2} \varphi \right) + \text{Cost. per}$$

rapporto ad un'Ala. E siccome svanisce un tal effetto, allorchè  $\pi = 0$ , cioè  $\text{tang. } \varphi = \sqrt{2}$ ,  $\text{sen. } \varphi = \sqrt{\frac{2}{3}}$ ,  $\cos. \varphi = \sqrt{\frac{1}{3}}$ , e  $\text{tang. } \frac{1}{2} \varphi$

$$= \frac{\text{sen. } \varphi}{1 + \cos. \varphi} = \frac{\sqrt{\frac{2}{3}}}{1 + \sqrt{\frac{1}{3}}}; \text{ sarà perciò Cost.}$$

$$= -\frac{4bac^4}{81u} \left( \sqrt{3} - \frac{3}{4\sqrt{3}} + \frac{9}{4\sqrt{3}} + \frac{3}{2} \log. \frac{\sqrt{2}}{1+\sqrt{3}} \right) = -\frac{4bac^4}{81u} \left( \frac{3}{2}\sqrt{3} + \frac{3}{2} \log. \frac{\sqrt{2}}{1+\sqrt{3}} \right); \text{ e l' integrale completo diventa } \frac{4bac^4}{81u} \left( \frac{1}{\cos. \varphi} - \frac{\cos. \varphi}{2 \text{ sen. } \varphi^2} + \frac{\cos. \varphi}{\text{sen. } \varphi^4} + \frac{3}{2} \log. \text{ tang. } \frac{1}{2} \varphi - \frac{3}{2} \sqrt{3} - \frac{3}{2} \log. \frac{\sqrt{2}}{1+\sqrt{3}} \right),$$

che esprime la quantità dell' effetto massimo corrispondente a quella parte indefinita dell' Ala, la quale si estende fino al termine, dove l' Ala s' inchina all' asse del Mulino sotto l' angolo indeterminato  $\varphi$ . Conseguentemente per conoscere l' effetto massimo per rapporto all' Ala intera converrà prendere l' angolo  $\varphi$  tale, che

$$\text{la sua tangente sia } = \frac{3u}{2c} + \sqrt{\left( \frac{9u^2}{4c^2} + 2 \right)},$$

il qual angolo chiameremo  $f$ . E se fatto ciò moltiplicheremo la formola per  $n$  numero dell' Ali, otterremo in fine il total massimo effetto

$$\text{del Mulino espresso dalla quantità } \frac{4nbac^4}{81u} \times \left( \frac{1}{\cos. f} - \frac{\cos. f}{2 \text{ sen. } f^2} + \frac{\cos. f}{\text{sen. } f^4} + \frac{3}{2} \log. \text{ tang. } \frac{1}{2} f - \frac{3}{2} \sqrt{3} - \frac{3}{2} \log. \frac{\sqrt{2}}{1+\sqrt{3}} \right).$$

Pp 2

AR.



## ARTICOLO II.

*Delle figure di equilibrio , alle quali si riducono i fluidi , le cui particelle sono agitate da quali forze si vogliano .*

18 **L**a figura , che dee prendere una massa fluida , tutte le particelle della quale sono animate da forze quali si sieno , è stata un oggetto particolare delle sublimi speculazioni de' primi Geometri dell'età nostra CLAIRAUT , BOUGUER , EULERO , D'ALEMBERT . Dalle loro ricerche applicate al problema generale della figura de' Pianeti considerati in un primitivo stato di fluidità è risultata l'insufficienza così del principio d'HUYGENS , che *una massa fluida per conservarsi in equilibrio basta , che abbia la superficie per ogni dove perpendicolare alla direzione della forza sollecitante* , come pure dell'altro principio di NEWTON , che *a stabilir l'equilibrio di una massa di fluido basta l'equilibrio di due colonne qualunque , che si estendono dalla superficie fino al centro della massa* ; e si è agevolmente riconosciuto , che il primo dei due principj non dà l'equilibrio che sulla superficie , il secondo non lo dà che nell'interno della massa ; anzi CLAIRAUT è giunto fin anco a dimostrare contro l'opinione di BOUGUER , che quand'anche  
que-

questi due principj si accordino a dare la medesima curva pel meridiano d' un Pianeta, non sempre però, nè in tutti i casi ha luogo l'equilibrio. Finalmente avendo lo stesso CLAIRAUT colla sua solita eleganza dimostrato, che se una particella qualunque della massa fluida si riferisce a tre assi perpendicolari mediante tre coordinate ortogonali  $x, y, z$ , e si risolvono tutte le forze sollecitanti la detta particella in tre altre  $L, M, N$  secondo le direzioni delle tre rispettive coordinate, l'equilibrio della massa esige la condizione, che la formola  $Ldx + Mdy + Ndz$  sia un differenziale completo, il quale possa integrarsi anco senza conoscere le relazioni delle variabili  $x, y, z$ ; avendo, disse, CLAIRAUT dimostrata questa memorabile proprietà dell' equilibrio, venne sull' arena il D' ALEMBERT, e colla sua singolare perspicacia ritrovò, che quest' unica condizione non bastava a stabilir l' equilibrio, ma che vi si richiedeva di più l' altra condizione, che la predetta formola, oltre ad essere un differenziale completo, avesse un integrale affatto indipendente dalla rettificazione o quadratura di qualsiasi curva rientrante.

Dietro i passi di questi insigni Geometri io esporrò qui brevemente le cose più importanti su tal materia.

19. Prima di tutto è mestieri stabilire come principio fondamentale, che una massa fluida

da non può essere in equilibrio, se la *media* direzione delle forze, dalle quali ciascun punto della sua superficie viene sollecitato, non è perpendicolare alla superficie medesima: imperciocchè se la media direzione delle forze fosse obliqua alla superficie del fluido, risolta questa forza obliqua, che è la *risultante* di tutte, in due altre, una perpendicolare alla superficie, l'altra in direzione della tangente di lei, niente impedirebbe, che la molecola fluida non dovesse ubbidire all'azione di questa forza tangenziale e muoversi nella direzione della tangente della superficie; e però la massa fluida non sarebbe in equilibrio.

Avanti dunque di entrare in questa indagine incominceremo dal determinare in generale la posizione della retta perpendicolare a qualunque data superficie. Sia pertanto proposta  
 Fig. 5. una superficie ( *Fig. 5.* ), sulla quale trovasi il punto qualunque  $K$ : trattasi di determinare la posizione della retta  $KP$ , che è perpendicolare alla detta superficie nel punto  $K$ . Prima di tutto convien esprimere con un'acconcia formola analitica la natura di questa superficie; ed a tale oggetto è d'uopo prendere ad arbitrio tre assi  $AB$ ,  $AC$ ,  $AD$  perpendicolari fra loro, de' quali i due primi sono situati nel piano della Tavola, e il terzo è normale a quel piano. Dal punto  $K$  della proposta superficie si guida al piano  $CAB$  la normale  $KH$ , e dal pun-

punto  $H$  all'asse  $AB$  la normale  $HG$ ; dal che risultano le tre coordinate ortogonali  $AG = x$ ,  $GH = y$ ,  $HK = z$ , le quali determinano la posizione del punto  $K$ . Qualunque sia fra queste tre coordinate  $x, y, z$  l'equazione esprimente la natura della superficie, è di per se manifesto, che il differenziale di tal equazione sarà sempre un'equazione della forma  $Xdx + Ydy + Zdz = 0$ , dove le quantità  $X, Y, Z$  sono funzioni qualunque delle coordinate  $x, y, z$ .

Se presentemente si sega la superficie data con un piano  $IHK$  parallelo al piano  $BAD$ , la sezione risultante  $EK$  sarà, come è evidente, rappresentata dall'equazione differenziale della superficie, purchè in essa si prenda costante la  $y = GH$ , e però  $dy = 0$ : conseguentemente la detta linea curva  $EK$  avrà per equazione differenziale  $Xdx + Zdz = 0$ , in cui  $X$ , e  $Z$  sono funzioni delle due coordinate  $x, z$  di questa curva. Nel piano di tal curva sia  $KM$  normale alla medesima in  $K$ ; e poichè è già noto dal Calcolo differenziale,

che la sottonormale  $HM$  è  $= \frac{zdz}{dx}$ , e per l'equazione della curva si ha  $\frac{dz}{dx} = -\frac{X}{Z}$ ; quindi nasce la sottonormale  $HM = -\frac{Xz}{Z}$ .

Nel piano  $BAC$ , a cui è normale il piano della curva, si tiri da  $M$  la retta  $MP$  perpendicolare ad  $HM$  comune sezione de' due piani perpendicolari  $BAC$ ,  $EKM$ ; ed essendo perciò la  $MP$  normale al piano  $EKM$ , a questo piano sarà anche normale il piano  $KMP$ : e ficcome alla comune sezione  $KM$  di questi due piani è perpendicolare la curva in  $K$ , essa curva ovvero il suo elemento in  $K$  sarà anche perpendicolare al piano  $KMP$ ; e conseguentemente tutte le rette, che dal punto  $K$  vanno alla retta  $MP$ , saranno perpendicolari alla curva.

Si faccia ora segare similmente la superficie proposta col piano  $KFG$  parallelo al piano  $CAD$ , ed essendo  $KF$  la sezione, che ne risulta, l'equazione differenziale di questa linea  $KF$  sarà l'equazione generale della superficie, qualora si pigli costante la  $x = AG$ , e però  $dx = 0$ : onde l'equazione della curva  $KF$  sarà  $Ydy + Zd\zeta = 0$ , essendo  $Y$ , e  $Z$  funzioni delle sue coordinate  $y$ ,  $\zeta$ . Si conduca nel piano di detta curva la sua normale  $KN$ ; e sarà la sottonormale  $HN = \frac{\zeta dy}{dy}$ , cioè per essere  $\frac{d\zeta}{dy} = -\frac{Y}{Z}$ , sarà  $HN = -\frac{Y\zeta}{Z}$ . Tirata nel piano  $BAC$  dal punto  $N$  la  $NP$  perpendicolare alla  $HN$  comune sezione de' due piani normali  $BAC$ ,  $KFG$ , è chiaro, come dian-

dianzi, che tutte le rette condotte dal punto  $K$  alla  $NP$  sono perpendicolari alla curva  $KF$  in  $K$ . Perlocchè se dall'intersezione  $P$  delle due rette  $MP$ ,  $NP$  vienè guidata la retta  $PK$ , essa sarà perpendicolare all'una ed all'altra delle due curve  $EK$ ,  $FK$ , e conseguentemente perpendicolare alla data superficie, di cui sono sezioni le dette curve.

Per trovare pertanto il punto  $P$ , dove la normale  $KP$  incontra il piano  $BAC$ , basta prendere  $HM = -\frac{X_1}{Z}$ , ed  $HN = -\frac{Y_1}{Z}$ ,

e compire il rettangolo  $HMPN$ , il cui angolo  $P$  dà il punto cercato; ed è evidente, che dall'equazione differenziale della superficie  $Xdx + Ydy + Zd\zeta = 0$  si ricavano immantinente i valori di  $HM = -\frac{X_1}{Z}$ , e di  $HN = -\frac{Y_1}{Z}$ ,

come pure della normale stessa  $KP = \frac{1}{Z}$ , come pure della normale stessa  $KP =$

$$\sqrt{(KH^2 + HP^2)} = \sqrt{(KH^2 + HM^2 + MP^2)} = \sqrt{\left(\zeta^2 + \frac{X_1^2 \zeta^2}{Z^2} + \frac{Y_1^2 \zeta^2}{Z^2}\right)} =$$

$$\frac{\zeta}{Z} \sqrt{(X^2 + Y^2 + Z^2)}.$$

20. Determinata così la posizione della normale ad una superficie qualunque riesce ora facilissimo di ritrovare la natura e proprietà delle forze, che agendo sul punto  $K$  d'una su-

per.

perficie proposta hanno la loro media direzione, ovvero la direzione della loro risultante, perpendicolare alla superficie. Imperciocchè qualunque sieno le forze sollecitanti il punto  $K$ , elle possono sempre ridursi a tre secondo le direzioni parallele ai tre assi arbitrarj  $AB$ ,  $AC$ ,  $AD$ , ai quali si riferisce la superficie; e però chiamata  $Q$  la forza che agisce in  $K$  parallelamente ad  $AB$ ,  $R$  la forza parallela ad  $AC$ , ed  $S$  la forza parallela ad  $AD$ , la loro media direzione, che pel supposto debb'essere perpendicolare alla superficie, coinciderà colla normale  $KP$ , della quale si è precedentemente determinata la posizione. Sia dunque  $\odot$  la risultante delle tre forze  $Q$ ,  $R$ ,  $S$ , la quale agisce nella direzione  $PK$ : si risolva essa in due altre secondo le direzioni normali  $KH$ ,  $HP$ ; e nascerà nella direzione  $HK$  la forza  $=$

$$\frac{HK}{KP} \cdot \odot, \text{ e nella direzione parallela ad } HP$$

$$\text{la forza} = \frac{HP}{KP} \cdot \odot; \text{ e risolvendo parimente}$$

$$\text{questa forza } \frac{HP}{KP} \cdot \odot \text{ in altre due secondo le}$$

direzioni  $HM$ , ed  $HN$  si avrà nella direzione

$$HM \text{ la forza} = \frac{HM}{KP} \cdot \odot, \text{ e nella direzione}$$

$$HN \text{ la forza} = \frac{HN}{KP} \cdot \odot. \text{ Laonde la forza ri-}$$

sul-

sultante  $\odot$  resta risolta in tre rispettivamente parallele ai tre assi  $AB$ ,  $AC$ ,  $AD$ , cioè

1° nella forza  $\frac{HM}{KP} \cdot \odot$ , che agisce parallelamente ad  $AB$ :

2° nella forza  $\frac{HN}{KP} \cdot \odot$ , che agisce parallelamente ad  $AC$ .

3° nella forza  $-\frac{KH}{KP} \cdot \odot$ , che agisce parallelamente ad  $AD$ , e che si prende negativamente, perchè la sua direzione  $KH$ , cioè da  $K$  verso  $H$  è contraria a quella dell'asse  $AD$  da  $A$  verso  $D$ , alla quale essa forza viene riferita.

Ora affinchè la forza  $\odot$  perpendicolare alla superficie, ed agente in direzione  $KP$  sia equivalente alle forze  $Q$ ,  $R$ ,  $S$ , bisogna, che queste sieno rispettivamente uguali alle tre precedenti, nelle quali è stata risolta la forza  $\odot$ ; e però nascono le equazioni

$$Q = \frac{HM}{KP} \cdot \odot ; R = \frac{HN}{KP} \cdot \odot ; S = -\frac{KH}{KP} \cdot \odot .$$

Essendo adunque  $Xdx + Ydy + Zdz = 0$  l'equazione differenziale della proposta superficie, ed essendosi già ritrovato  $HM = -\frac{X_1}{Z}$ ,  $HN = -\frac{Y_1}{Z}$ ,  $KP = \frac{1}{Z} \sqrt{X^2 + Y^2}$

+

+  $Z^2$ ), posto  $\sqrt{(X^2 + Y^2 + Z^2)} = N$ , si ottengono per ultimo le tre equazioni.

$$1^{\circ} \quad Q = - \frac{X}{N} \cdot \odot;$$

$$II^{\circ} \quad R = - \frac{Y}{N} \cdot \odot;$$

$$III^{\circ} \quad S = - \frac{Z}{N} \cdot \odot;$$

dalle quali si deduce questa bella proprietà, che le tre forze  $Q, R, S$ , che agiscono secondo le rispettive direzioni delle tre coordinate  $x, y, z$  della superficie proposta, stanno fra loro come le quantità  $X, Y, Z$ , che nell'equazione differenziale della superficie moltiplicano gli elementi delle medesime coordinate.

#### PROBLEMA V.

21. Ritrovare la figura alla quale viene ridotta una massa fluida, sollecitata in ciascuna delle sue particelle da quali forze si vogliano.

#### SOLUZIONE.

Pigliasi ad arbitrio un punto  $K$  sulla superficie della massa fluida, di cui si cerca la figura, e le tre coordinate ortogonali appartenenti a questo punto sieno  $AG = x$ ,  $GH = y$ ,  $HK = z$ : si tratta di trovare un'equazione fra  $x, y, z$ , la quale rappresenti la figura della massa fluida proposta. Suppongo, che il differenziale di siffatta equazione sia  $Xdx + Ydy + Zdz = 0$ , essendo  $X, Y, Z$  funzioni delle tre variabili  $x, y, z$  insieme. E poi-  
chè

chè tutte le forze, dalle quali viene sollecitato il punto  $K$ , possono ridursi a tre secondo le direzioni delle dette tre coordinate, chiamo  $Q$  la forza che agisce parallelamente ad  $AG$ ,  $R$  la forza che agisce parallelamente a  $GH$ , ed  $S$  la forza agente nella direzione  $HK$ . Ora, siccome la natura dell'equilibrio da noi supposto nel fluido esige, che la media direzione di queste tre forze sia perpendicolare alla superficie nel punto  $K$ , se si chiama  $\Theta$  la forza equivalente alle tre  $Q, R, S$ , ossia la loro risultante, e si fa  $N = \sqrt{X^2 + Y^2 + Z^2}$ , abbiamo dalle cose premesse le tre seguenti equazioni  $Q = -\frac{X}{N} \cdot \Theta$ ;  $R = -\frac{Y}{N} \cdot \Theta$ ;  $S = -\frac{Z}{N} \cdot \Theta$ , dalle quali si ricava  $X = -\frac{N}{\Theta} \cdot Q$ ;  $Y = -\frac{N}{\Theta} \cdot R$ ;  $Z = -\frac{N}{\Theta} \cdot S$ ; e sostituendo questi valori nell'affunta equazione differenziale  $Xdx + Ydy + Zd\zeta = 0$ , questa si cangia in  $-\frac{N}{\Theta}(Qdx + Rdy + Sd\zeta) = 0$ , che divisa per  $-\frac{N}{\Theta}$  diventa  $Qdx + Rdy + Sd\zeta = 0$ . Dal che apparisce, che conoscendo le forze  $Q, R, S$ , le quali sollecitano ciascun punto della massa fluida secondo le direzioni delle tre coordinate  $x, y, \zeta$  si conoscerà parimente l'equazione differenziale della

figu-

figura, in cui la massa fluida dee conformarsi per restare in equilibrio. Il che era ec.

22. Fa d'uopo osservare in questo proposito, che se le forze  $Q, R, S$  non sono funzioni tali di  $x, y, z$ , che riesca integrabile ossia riducibile a quantità finite l'equazione  $Qdx + Rdy + Sdz = 0$ , la figura della superficie non è possibile. Ora si sa dal Calcolo Integrale, che laddove qualunque equazione differenziale a due sole variabili deriva sempre da un'equazione in termini finiti fra le medesime quantità variabili per modo che essendo questa differenziata nasce precisamente la proposta, sebbene assai spesso non possa assegnarsi questa equazione integrale; la cosa non è più così allorchè trattasi di equazioni differenziali, che contengono tre quantità variabili come  $x, y, z$ , o più; imperciocchè vi sono infiniti casi, nè quali è assolutamente impossibile, che una tal equazione risulti dalla differenziazione d'un'equazione espressa in termini finiti. Un chiaro esempio di siffatte equazioni differenziali impossibili lo abbiamo nell'equazione semplicissima  $xdx + ydy + xdz = 0$ : avvegnacchè essendo i due primi termini  $xdx + ydy$  integrabili immediatamente, non è possibile ritrovare un fattore, pel quale essendo moltiplicata l'equazione, essa divenga integrabile.

23. Quali poi sieno le condizioni, sotto le quali un'equazione differenziale a tre o più

va-

variabili diventa possibile o impossibile, mercè le insigni scoperte de' moderni Analisti nel Calcolo Integrale è oggimai noto abbastanza. Così già sanno i Geometri, che un'equazione di questa forma  $Qdx + Rdy + Sdz = 0$  non è possibile se non ne' casi, ne' quali si avrà

$$Q \left( \frac{dR}{dz} - \frac{dS}{dy} \right) + R \left( \frac{dS}{dx} - \frac{dQ}{dz} \right) + S \left( \frac{dQ}{dy} - \frac{dR}{dx} \right) = 0, \text{ dove } \frac{dR}{dz} \text{ esprime, co-}$$

me è noto, il differenzial *parziale* della funzione  $R$  nel supposto della sola variazione di  $z$ , il cui differenziale  $dz$  resta distrutto dal deno-

minatore, per modo che  $\frac{dR}{dz}$  non contiene se

non quantità finite; e così pure  $\frac{dS}{dy}$ ,  $\frac{dQ}{dz}$  ec. so-

no quantità finite, perchè i denominatori distruggono i differenziali delle rispettive variabili ne' numeratori. Dunque tutte le volte che la proprietà contenuta in questa equazione finita non avrà luogo tra le funzioni  $Q$ ,  $R$ ,  $S$ , l'equazione differenziale  $Qdx + Rdy + Sdz = 0$  sarà assolutamente impossibile, nè potrà mai esser nata dalla differenziazione di qualsivoglia finita equazione. Da ciò deriva immanitamente, che se le tre forze  $Q$ ,  $R$ ,  $S$ , alle quali si riducono tutte quelle che agiscono contro qualunque data particella della massa fluida, non sono funzioni tali

tali delle variabili  $x, y, z$ , che possa verificarsi l'equazione  $Q \left( \frac{dR}{dz} - \frac{dS}{dy} \right) + R \left( \frac{dS}{dx} - \frac{dQ}{dz} \right) + S \left( \frac{dQ}{dy} - \frac{dR}{dx} \right) = 0$ , la massa fluida non potrà mai arrivare allo stato dell'equilibrio.

24. Il caso il più semplice ed evidente, nel quale l'equazione differenziale  $Qdx + Rdy + Sdz = 0$  diventa possibile, si ha nel supposto, che  $Q$  sia una funzione della sola variabile  $x$ ,  $R$  una funzione della sola  $y$ , ed  $S$  una funzione della sola  $z$ ; poichè allora ogni termine dell'equazione è integrabile di per se. Quindi è, che se ciascuna particella della massa fluida verrà sollecitata da tre forze  $Q, R, S$  secondo le direzioni delle tre coordinate ortogonali  $x, y, z$ , e la forza  $Q$  agente nella direzione di  $x$  verrà espressa da una funzione qualunque di  $x$ , la forza  $R$  agente nella direzione di  $y$  da una funzione di  $y$ , e la forza  $S$  agente nella direzione di  $z$  da una funzione di  $z$ , allora l'equazione differenziale  $Qdx + Rdy + Sdz = 0$  diventando integrabile, la figura della massa fluida viene rappresentata da questa equazione integrale  $\int Qdx + \int Rdy + \int Sdz = \text{Cost.}$ , dove la Cost. resta determinata dalla quantità della massa fluida proposta. In questo caso adunque la detta massa si ridurrà allo stato dell'equilibrio, ed in ciascun punto della

su-



piano  $MKF$ , i quali passino pe' centri  $C, C', C''$  ciascuno per ciascun centro, e saranno in conseguenza perpendicolarmente attraversati dalla retta  $KE$  nei punti  $B, B', B''$ . In questi piani si tirino le rette  $CD, C'D', C''D''$  parallele a  $KM$ , ed a queste le perpendicolari  $BD, B'D', B''D''$ , che saranno parallele a  $KF$ : Da ciò risultano per ciaschedun centro  $C, C', C''$  tre coordinate ortogonali, le quali pel centro  $C$  sono  $CD = x, DB = y, BK = z$ ; pel centro  $C'$  sono  $C'D' = x', D'B' = y', B'K = z'$ ; e pel centro  $C''$  sono  $C''D'' = x'', D''B'' = y'', B''K = z''$ .

Ora da queste coordinate abbiamo immaninente le seguenti equazioni  $pp = xx + yy + zz$ ;  $p'p' = x'x' + y'y' + z'z'$ ;  $p''p'' = x''x'' + y''y'' + z''z''$ . E siccome le variabili  $x, x', x''; y, y', y''; z, z', z''$  non differiscono fra loro, come è evidente, se non di quantità costanti, i loro differenziali saranno uguali, cioè  $dx = dx' = dx''$ ;  $dy = dy' = dy''$ ;  $dz = dz' = dz''$ . Fatta quindi la risoluzione della forza attrattrice secondo  $KC$  in tre altre forze secondo  $KM, KF, KE$  si trova

$$\text{Forza secondo } KM = \frac{Px}{p};$$

$$\text{Forza secondo } KF = \frac{Py}{p};$$

$$\text{Forza secondo } KE = \frac{Pz}{p}.$$

Dalla

Dalla risoluzione della forza attraente nella direzione  $KC'$  in altra tre forze secondo le predette direzioni si ha

$$\text{Forza secondo } KM = \frac{P'x'}{p'};$$

$$\text{Forza secondo } KF = \frac{P'y'}{p'};$$

$$\text{Forza secondo } KE = \frac{P'z'}{p'}.$$

Così pure la risoluzione della forza secondo  $KC''$  ci dà

$$\text{Forza secondo } KM = \frac{P''x''}{p''};$$

$$\text{Forza secondo } KF = \frac{P''y''}{p''};$$

$$\text{Forza secondo } KE = \frac{P''z''}{p''}.$$

Laonde sommando insieme le forze che agiscono nella medesima direzione, risulteranno le forze totali seguenti

$$\text{Forza secondo } KM = \frac{Px}{p} + \frac{P'x'}{p'} + \frac{P''x''}{p''};$$

$$\text{Forza secondo } KF = \frac{Py}{p} + \frac{P'y'}{p'} + \frac{P''y''}{p''};$$

$$\text{Forza secondo } KE = \frac{Pz}{p} + \frac{P'z'}{p'} + \frac{P''z''}{p''};$$

Ma queste forze sono quelle, che nel Problema antecedente abbiamo chiamato  $Q$ ,

$Qq$  2

$R$ ,

$R$ ,  $S$ , se non che agiscono per direzioni contrarie a queste ultime, come è visibile: dunque avremo

$$Q = - \frac{Px}{p} - \frac{P'x'}{p'} - \frac{P''x''}{p''};$$

$$R = - \frac{Py}{p} - \frac{P'y'}{p'} - \frac{P''y''}{p''};$$

$$S = - \frac{Pz}{p} - \frac{P'z'}{p'} - \frac{P''z''}{p''}.$$

Ed essendo per lo stesso Problema precedente la figura della superficie del fluido espressa dall'equazione differenziale  $Qdx + Rdy + Sdz = 0$ ; se si sostituiscono i valori di  $Q$ ,  $R$ ,  $S$ , e si cambiano i segni, la stessa equazione si cangia in quest'altra

$$\begin{aligned} & \frac{Px dx}{p} + \frac{P'x' dx'}{p'} + \frac{P''x'' dx''}{p''} \\ & + \frac{Py dy}{p} + \frac{P'y' dy'}{p'} + \frac{P''y'' dy''}{p''} = 0, \\ & + \frac{Pz dz}{p} + \frac{P'z' dz'}{p'} + \frac{P''z'' dz''}{p''} \end{aligned}$$

dove a  $dx$  si è sostituito  $dx'$ , e  $dx''$ ; a  $dy$  parimente  $dy'$ , e  $dy''$ ; come pure  $dz'$ , e  $dz''$  in luogo di  $dz$ .

Differenziando poi i valori dianzi ritrovati di  $pp$ ,  $p'p'$ ,  $p''p''$  se ne ricava

$$\begin{aligned} p dp &= x dx + y dy + z dz; \\ p' dp' &= x' dx' + y' dy' + z' dz'; \\ p'' dp'' &= x'' dx'' + y'' dy'' + z'' dz''; \end{aligned}$$

e

e surrogati questi valori nella precedente equazione, risulta per ultimo  $Pdp + P'dp' + P''dp'' = 0$ , di cui ciascun termine è integrabile da se; e però avremo per la ricercata figura della massa fluida l'equazione integrale

$$\int Pdp + \int P'dp' + \int P''dp'' = \text{Cost. Il}$$

che era ec.

26. A questa stessa equazione si giugne anco senza aver riguardo alla posizione de' tre assi, la quale è arbitraria, e che non si trova più nell'equazione finale. Basta a tal uopo considerare un elemento infinitamente piccolo  $Kk$  sulla superficie della massa fluida; indi risolverè tutte le forze, che sollecitano il punto  $K$ , in due altre, le une secondo la direzione dell'elemento  $Kk$ , le altre secondo una direzione perpendicolare a  $Kk$ , quelle dette perciò *tangenziali*, queste *perpendicolari*. Ciò fatto, egli è manifesto, che affinchè il punto  $K$  possa mantenersi in equilibrio, tutte le forze tangenziali debbono svanire; imperciocchè, se le forze agenti secondo  $Kk$  non si distruggessero l'una l'altra intieramente, il punto  $K$  dovrebbe necessariamente ubbidire all'impulso secondo  $Kk$ , e muoversi in questa direzione, che è quanto dire non rimarrebbe più in quiete o in equilibrio. Per trovare queste forze tangenziali, si menino dal punto  $k$  sulle distanze  $KC$ ,  $KC'$ ,  $KC''$  le perpendicolari  $kn$ ,  $kn'$ ,  $kn''$ ; e fa-

cendo l'elemento  $Kk = ds$  avremo  $Kn = -dp$ ,  $Kn' = -dp'$ ,  $Kn'' = -dp''$ : quindi la similitudine de' triangoli elementari  $Kkn$ ,  $Kkn'$ ,  $Kkn''$  ai triangoli, che si formano abbassando dai punti  $C$ ,  $C'$ ,  $C''$  delle perpendicolari sull'elemento  $Kk$  prolungato, somministra i valori delle forze tangenziali, che risultano dalla risoluzione delle forze attraenti  $P$ ,  $P'$ ,  $P''$ , cioè dalla risoluzione della forza  $P$  nasce la tangenziale  $-\frac{Pdp}{ds}$ , dalla risoluzione di  $P'$  la tangenziale  $-\frac{P'dp'}{ds}$ , e dalla risoluzione di  $P''$  la tangenziale  $-\frac{P''dp''}{ds}$ . Ma la somma di queste forze tangenziali debb'essere uguale a zero: si otterrà dunque per la figura della massa fluida l'equazione  $-\frac{Pdp}{ds} - \frac{P'dp'}{ds} - \frac{P''dp''}{ds} = 0$ , oppure cambiando i segni e moltiplicando per  $ds$ , si avrà l'equazione  $Pdp + P'dp' + P''dp'' = 0$ , che integrata diventa  $\int Pdp + \int P'dp' + \int P''dp'' = \text{Cost.}$ , come dianzi.

*Laonde venendo la massa fluida sollecitata in tutti i suoi punti verso molti centri fissi da forze proporzionali a funzioni qualunque delle distanze dai detti centri, essa arriverà allo stato di equilibrio,*  
ed

*ed allora prenderà una figura dotata di questa proprietà, che per ciascun punto della superficie del fluido la somma degl'integrali di ciascuna forza moltiplicata per l'elemento della rispettiva distanza dal centro è sempre la stessa.*

## PROBLEMA VII.

*27. Ritrovare la figura d'una sferoide fluida rotante intorno al suo asse, nel supposto, che le parti del fluido vengano attratte verso il centro della Sferoide da una forza proporzionale ad una potenza qualunque della distanza dal centro.*

## SOLUZIONE.

Sia  $PQ$  (Fig. 7.) l'asse della rotazione, Fig. 7.  
 $PAQB$  la sezione della Sferoide fatta per l'asse,  $AB$  il diametro dell'equatore,  $C$  il centro. Supposta pertanto la quiete rispettiva, ovvero l'equilibrio delle parti del fluido, tutte le colonne che si stendono dalla superficie al centro aver debbono lo stesso peso verso il centro, cioè esercitare lo stesso sforzo verso un tal punto, altrimenti non potrebbero tra loro bilanciarsi. Una di siffatte colonne di fluido, che qui suppongo puramente lineari, sia  $CD = r$ , la quale formi coll'asse  $PQ$  l'angolo  $DCP$ , il cui seno  $= h$ . La parte indefinita  $CG$  di detta colonna pongasi  $= v$ , e però il cilindretto infinitesimo  $Gg = dv$ ; ed abbassate sull'asse le perpendicolari  $GL, DE$ , si faccia

Qq 4, il

il semidiametro dell'equatore  $AC = a$ , e la gravità assoluta in  $A = p$ . Ciò fatto, se le gravità delle particelle del fluido verso il centro sono come le potenze d'indice  $n$  delle distanze dal centro, risulta la gravità in  $G =$

$\frac{pv^n}{a^n}$ . Siccome poi per la rivoluzione di tutta la

massa intorno all'asse  $PQ$  tutte le particelle del fluido concepiscono una forza centrifuga proporzionale ai raggi de' cerchi, che contemporaneamente descrivono; perciò chiamata  $f$  la forza centrifuga in  $A$  ne nasce la forza centri-

fuga in  $G = \frac{f \cdot CG}{CA} = \frac{hf v}{a}$ . Rappresenti  $GH$

prolungamento di  $GL$  questa forza centrifuga  $\frac{hf v}{a}$ , e si risolva nelle due  $GK, KH$ , quella

in direzione della colonna, questa normale a lei, delle quali la prima distrugge una parte della gravità, la seconda nè accresce, nè sminuisce la stessa gravità: e trovasi la forza  $GK$

$= h \cdot GH = \frac{h^2 f v}{a}$ . Sarà dunque la gravità

residua, o la tendenza di  $A$  verso il centro

$C = \frac{pv^n}{a^n} - \frac{h^2 f v}{a}$ , la quale moltiplicata per

$dv$  dà il peso del cilindretto infinitesimo  $Gg =$   
 $pv$

$\frac{p v^n dv}{a^n} = \frac{h^2 f v dv}{a}$ , donde integrando si trova il

peso della colonna indeterminata  $CG = \frac{p v^{n+1}}{(n+1) a^n} = \frac{h^2 f v^2}{2a}$ , e fatto  $v = r$  si ottiene

il peso di tutta la colonna  $CD = \frac{p r^{n+1}}{(n+1) a^n} = \frac{h^2 f r^2}{2a}$ . Applicata questa espressione alla

colonna equatoriale  $CA$ , dove  $r = a$ ,  $h = 1$ , trovasi il peso di  $CA = \frac{p a}{n+1} = \frac{1}{2} f a = \frac{(2p - nf - f) a}{2(n+1)}$ . E siccome i pesi di queste

due colonne per la condizione dell'equilibrio debbono essere eguali; quindi nasce l'equazione  $2 p r^{n+1} = (n+1) h^2 f r^2 a^n = 1 = (2p - nf - f) a^{n+1}$ , che esprime la natura della Sezione  $PAQB$ . Il che era ec.

28. Se l'attrazione delle molecole del fluido fosse nella ragione semplice inversa della distanza dal centro, allora essendo  $n = -1$  diventa il peso dell'elemento  $Gg = \frac{p dv}{v} = \frac{h^2 f v dv}{a}$ ; onde integrando nasce il peso della

CO-

colonna indeterminata  $CG = pa \log. v - \frac{h^2 f v^2}{2a} + C$ , e di tutta la colonna  $CD = pa \log. r - \frac{h^2 f r^2}{2a} + C$ ; e poichè questo debbe uguagliare il peso della colonna  $CA$ , sarà perciò  $pa \log. r - \frac{h^2 f r^2}{2a} + C = pa \log. a - \frac{1}{2} f a + C$ , ovvero  $2pa \log. \frac{r}{a} = \frac{h^2 f r^2}{a} - f a$ ; e se prendesi  $e$  pel numero, che ha per suo logaritmo iperbolico l'unità, se ne deduce

l'equazione esponenziale  $r = ae^{\left(\frac{h^2 f r^2}{2pa^2} - \frac{f}{2p}\right)}$ . Dal che apparisce, che i meridiani della Sferoide proposta sono sempre curve algebriche fuorchè nella sola ipotesi di  $n = -1$ , in cui sono trascendenti.

29. Se vuolsi l'equazione di tali meridiani alla maniera ordinaria, vale a dire per mezzo delle coordinate ortogonali, basta condurre la perpendicolare  $DE$  all'asse, e stabilire  $CE = x$ ,  $DE = y$ , e però  $r^2 = x^2 + y^2$ , ed  $hr = y$ ; e fatte queste sostituzioni nella precedente equazione generale trovasi

$$2p (xx + yy)^{\frac{n+1}{2}} - (n+1) f a^{n-1} yy = (2p - nf - f) a^{n+1}.$$

Così

Così nel caso particolare di  $n = -1$  l'equazione trascendente de' meridiani diventa

$$x^2 + y^2 = ae \left( \frac{fy^2}{pa^2} - \frac{f}{p} \right).$$

30. Per determinare ora la proporzione del diametro dell'equatore all'asse della Sferoide, pongo  $h = 0$ , che dà  $r = CP = b$ ;

e l'equazione generale diviene  $2pb^{n+1} = (2p - nf - f)a^{n+1}$ , e conseguentemente

$a : b :: (2p)^{\frac{1}{n+1}} : (2p - nf - f)^{\frac{1}{n+1}}$ . Da ciò si ricava, che essendo  $n$  qualunque numero positivo così intero, come rotto, vale a dire essendo la gravità proporzionale a qualunque potenza diretta delle distanze il diametro dell'equatore supera sempre l'asse di rivoluzione.

Supposto poi  $n$  negativo, cioè  $-n$ , e però la gravità proporzionale a qualche potenza inversa delle distanze dal centro, risulta

l'analogia  $a : b :: (2p)^{\frac{1}{1-n}} : (2p + nf - f)^{\frac{1}{1-n}}$ , e questa, nell'ipotesi di  $n < 1$ , fatto  $k =$

$1 - n$ , diventa  $a : b :: (2p)^{\frac{1}{k}} : (2p + kf)^{\frac{1}{k}}$ , e nell'ipotesi di  $n > 1$ , posto  $n - 1 = k$ , essa

di-

diviene  $a : b :: (2p)^{-\frac{1}{k}} : (2p + kf)^{-\frac{1}{k}}$ ,

cioè  $a : b :: (2p + kf)^{\frac{1}{k}} : (2p)^{\frac{1}{k}}$ .

E finalmente persistendo in questa supposizione di  $n$  negativo, il caso singolare di  $n = -1$  offre l'equazione  $\log. a = \log. b$

$= \frac{f}{2p}$ . È dunque manifesto, che anche in tutte le ipotesi di  $n$  negativo il diametro dell'equatore supera l'asse di rotazione; e quindi generalmente qualunque sia  $n$ , positivo o negativo, intero o rotto, cioè qualunque sia la legge dell'attrazione il diametro equatoriale della Sferoide è sempre maggiore dell'asse di rivoluzione.

31. Poichè la figura della Sferoide dipende evidentemente dalla ragione, che ha la forza centrifuga alla gravità, esamineremo nelle tre ipotesi di  $n = 0$ ,  $n = 1$ , ed  $n = -2$  quale esser possa il rapporto di quelle due forze, e quale in conseguenza la figura della Sferoide.

Supposto adunque  $n = 0$ , cioè uniforme la gravità, abbiamo l'analogia  $a : b :: 2p : 2p - f$ . Perlocchè nella Sferoide terrestre, dove la forza centrifuga sotto l'equatore è  $\frac{1}{289}$  della gravità, facendo  $p = 289$ ,  $f = 1$  si

ri-

ricava  $a:b::578:577$ . In questa ipotesi della gravità uniforme, se la forza centrifuga sotto l'equatore fosse uguale alla gravità, il che accaderebbe nel nostro globo terracqueo qualora il suo moto diurno fosse diciassette volte più rapido che non è, si avrebbe  $a:b::2p:p::2:1$  cioè il diametro dell'equatore doppio dell'asse di rotazione. Che se andasse più e più crescendo la velocità del moto diurno della Terra, e conseguentemente anche la sua forza centrifuga, le parti della Terra successivamente si dissiperebbero, e tutta la massa si ridurrebbe finalmente ad un solo atomo. Dal che si fa palese, che in questa ipotesi della gravità costante il maggiore appianamento, che aver possa la Sferoide verso i suoi poli, non si estende più oltre, che a rendere il diametro dell'equatore doppio dell'asse di rivoluzione; ed in questo caso la Sferoide diventa un composto di due Paraboloidi, siccome è stato dimostrato da HUYGENS nel suo Trattato *De Causa Gravitatis*.

Supposta in secondo luogo la gravità proporzionale alla semplice distanza dal centro, cioè a dire  $n=1$ , si ha l'analogia  $a:b::\sqrt{p}:\sqrt{(p-f)}$ . Se adunque la forza centrifuga all'equatore diventasse uguale alla gravità in quel luogo allora pel rapporto infinito  $\sqrt{p}:\sqrt{(p-f)}$  il diametro dell'equatore diverrebbe infinitamente più grande dell'asse di rivoluzione

zione, che è quanto dire la Sferoide si ridurrebbe ad un piano circolare. E poichè in questa ipotesi la forza centrifuga può avere alla gravità tutti i rapporti possibili compresi fra i limiti del rapporto zero, e del rapporto di ugualianza, oltre il quale la forza centrifuga non può crescere senza il dissipamento delle parti della Sferoide, ne viene in conseguenza che tutte le sorte di appianamento possono darfi nella Sferoide. E di qui il MAUPERTUIS ha tratta la sua ingegnosa spiegazione de' fenomeni di quelle stelle, le quali ora compariscono luminose, ora pressochè estinte, come pure di quelle, le quali quando appajono di una, e quando di altra grandezza. Siffatte stelle non sono secondo MAUPERTUIS che grandi masse sferoidali molto appianate intorno ai loro poli, le quali, allorchè a noi rivolgono la faccia, si veggono luminose e sferiche; ma se per l'azione de' loro proprj pianeti o per altra qualunque cagione cangian di sito, e ci si mostran di fianco, si vedono più o meno mancar di lume e di grandezza, ed anche totalmente estinguerfi, se la loro forma è estremamente schiacciata; ma pigliando nuova situazione tornano a comparire, e così successivamente variando la loro posizione passano gradatamente per tutte le alternative di grandezza e di lume. NEWTON per contrario sospetta, che questi astri sieno luminosi da una sola metà,

e

e dall' altra affatto opachi , e che nel girare intorno ai loro assi rivolgono a noi di quando in quando la metà tenebrosa .

Sia per ultimo la gravità in ragione reciproca de' quadrati delle distanze dal centro, ovvero  $n = -2$  ; ed avremo l' analogia  $a:b::2p+f:2p$ , dalla quale si scorge, che se la forza centrifuga all' equatore fosse uguale alla gravità in tal luogo il diametro dell' equatore sarebbe sesquialtero dell' asse di rotazione .

32. È per altro da notarsi, che queste ipotesi, nelle quali si assume la gravità o attrazione delle parti del fluido come unicamente diretta ad un punto, non hanno veramente luogo in natura; avvegnachè l' attrazione è reciproca fra tutte le parti, e tutte gravitano le une nelle altre. E quindi è, che la legge dell' attrazione dipende dalla figura del corpo, e la figura del corpo dalla legge dell' attrazione. Appoggiato NEWTON a questo vero principio di natura ritrovò pel rapporto dell' asse della Terra al diametro dell' equatore quello di 230 a 231, che è notabilmente diverso dal rapporto Hugeniano fondato sopra una semplice ipotesi.

#### PROBLEMA VIII.

33. *Se una massa fluida girante intorno ad un asse situato fuori di lei viene attratta verso un centro posto in quest' asse con una forza proporzionale ad*

*ad una potestà qualunque delle distanze dal centro ; mentre intanto dall' attrazione mutua delle parti del fluido risulta verso un altro centro posto dentro la massa un' altra attrazione proporzionale ad una potestà delle distanze da questo centro interiore ; si cerca la figura , che prenderà la massa girante .*

## SOLUZIONE.

Fig. 8. Sia  $\Lambda\lambda$  ( Fig. 8. ) l' asse , intorno a cui si aggira la massa fluida ,  $\gamma$  il centro esteriore di attrazione , ed  $ADPaQ$  sia la sezione fatta con un piano perpendicolare alla rotazione , e che passa pel centro  $\gamma$  . Supposto poi  $C$  il centro interno di attrazione , si conducano per esso  $Aa\gamma$  perpendicolare , e  $PQ$  parallela all' asse  $\Lambda\lambda$  . Indi preso sulla colonna lineare  $CD$  il punto qualunque  $G$  , si guidino la  $G\gamma$  al centro esteriore , e la  $GA$  perpendicolare all' asse , e sopra  $DC$  prolungata si faccia cadere da  $\gamma$  la perpendicolare  $\gamma R$  . Ciò fatto chiamiamo  $p$  la gravità di  $A$  verso  $\gamma$  , e  $g$  la gravità di  $A$  verso  $C$  , e dicasi  $f$  la forza centrifuga in  $A$  . Si fissi inoltre  $AC = a$  ,  $C\gamma = b$  ,  $CG = v$  , sen.  $DCP = h$  ; e sarà  $GL = hv$  ,  $CR = hb$  ,  $G\gamma = \sqrt{ ( b^2 + 2hbv + v^2 ) }$  . Supposto adunque , che la gravità delle parti verso il centro esteriore  $\gamma$  seguiti la ragione delle potenze d' indice  $m$  delle distanze da detto centro , troviamo la gravità in  $G$  secondo  $G\gamma =$   

$$p(b^2$$

$\frac{p(b^2 + 2bhv + v^2)^{\frac{1}{2}m}}{(a+b)^m}$ . Risolvo questa forza

secondo  $G\gamma$  in due, una in direzione di  $GR$ , l'altra in direzione di  $\gamma R$  perpendicolare alla prima; e stando  $\gamma G$  a  $GR$  come la forza secondo  $G\gamma$  alla forza secondo  $GR$ , si ha perciò la forza secondo  $GR =$

$$\frac{p(bh + v)(b^2 + 2bhv + v^2)^{\frac{m-1}{2}}}{(a+b)^m}, \text{ e con que-}$$

sta sola tende il punto  $G$  verso il centro interiore  $C$ , giacchè l'altra forza in direzione della perpendicolare  $\gamma R$  niente altera l'energia della prima.

Inoltre il punto stesso  $G$  ha per ipotesi un'altra tendenza verso  $C$  proporzionale ad una potenza d'indice  $n$  della distanza  $GC$ , la qual tendenza sarà conseguentemente  $= \frac{gv^n}{a^n}$ .

In terzo luogo il punto  $G$  ha una forza centrifuga  $GH = \frac{f(b+hv)}{a+b}$ , la quale si risolve nella forza  $GK$  parallela, e nella  $KH$  perpendicolare alla colonna  $CD$ ; e nasce  $GK = \frac{hf(b+hv)}{a+b}$ ; e però la tendenza del punto

Rc
G

$G$  verso il centro  $C$  risultante dalla forza centrifuga diviene  $= - \frac{hf(b + hv)}{a + b}$ .

Laonde la forza intera del punto  $G$  verso  $C$  sarà uguale alla somma delle tre forze ora

$$\text{ritrovate } \frac{p(bh + v)(b^2 + 2bhv + v^2)^{\frac{m-1}{2}}}{(a + b)^m} +$$

$$\frac{gv^n}{a^n} - \frac{hf(b + hv)}{a + b}, \text{ che moltiplicata per l'elemento } dv \text{ della colonna, e quindi integrata dà}$$

il peso della colonna indeterminata  $CG$  esercitato

$$\text{verso } C = \int \frac{p dv (bh + v)(b^2 + 2bhv + v^2)^{\frac{m-1}{2}}}{(a + b)^m}$$

$$+ \int \frac{gv^n dv}{a^n} - \int \frac{hfdv(b + hv)}{a + b} =$$

$$\frac{p(b^2 + 2bhv + v^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(a + b)^m} + \frac{gv^{n+1}}{(n+1)a^n} -$$

$$\frac{fhbv}{a + b} - \frac{fh^2v^2}{2(a + b)} + \text{Cost. Fatto perciò}$$

$v = CD = r$ , risulta il peso di tutta la colonna

$$\text{lonna } CD \text{ verso } C = \frac{p(b^2 + 2bhr + r^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(a+b)^m} \\ + \frac{gr^{n+1}}{(n+1)a^n} - \frac{fhbr}{a+b} - \frac{fh^2r^2}{2(a+b)} +$$

Cost. Ma per la legge dell'equilibrio questo peso dee rimanere lo stesso anche per la colonna  $CA$ , cioè quando  $h = 1$ , ed  $r = a$ ; dunque avremo l'equazione

$$\frac{p(b^2 + 2bhr + r^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(a+b)^m} + \frac{gr^{n+1}}{(n+1)a^n} - \frac{fhbr}{a+b} - \frac{fh^2r^2}{2(a+b)} + \text{Cost.} = \frac{p(a+b)^{\frac{m+1}{2}}}{m+1} \\ + \frac{ga}{n+1} - \frac{fba}{a+b} - \frac{fa^2}{2(a+b)} + \text{Cost., la} \\ \text{quale facendo } a+b=c, (m+1)(n+1) \\ = \mu, \text{ si riduce alla seguente}$$

$$\frac{2(n+1)pa^n(b^2 + 2bhr + r^2)^{\frac{m+1}{2}}}{2(m+1)gc^m r^{n+1}} - 2\mu h f b c^{m-1} a^n r - \\ \mu h^2 f c^{m-1} a^n r^2 = 2(n+1)pa^n c^{m+1} + \\ 2(m+1)ga^{n+1}c^m - 2\mu f b a^{n+1}c^{m-1} \\ \text{Rr 2}$$

$\mu fa^n + 2c^m - 1$ ; e questa esprime la natura della parte superiore  $PAQ$  della proposta Sezione. Il che era ec.

34. Se la gravità del fluido verso il centro esteriore  $\gamma$  sarà in ragione inversa della semplice distanza, vale a dire  $m = -1$ , l'equazione della Sezione diverrà

$$\frac{1}{2} p (a + b) \log. (b^2 + 2hbr + r^2) + \frac{gr^{n+1}}{(n+1)a^n} - \frac{fhbr}{a+b} - \frac{fh^2r^2}{2(a+b)} =$$

$$\frac{1}{2} p (a + b) \log. (a + b)^2 + \frac{ga}{n+1} - \frac{fab}{a+b} - \frac{fa^2}{2(a+b)}, \text{ ovvero } \frac{1}{2} pc \log. \frac{(b^2 + 2hbr + r^2)}{c^2}$$

$$+ \frac{gr^{n+1}}{(n+1)a^n} - \frac{fh^2r^2}{2c} - \frac{fhbr}{c} = \frac{ga}{n+1}$$

$$- \frac{fab}{c} - \frac{fa^2}{2c}.$$

E se sarà solamente la gravità verso il centro interiore  $C$  quella che seguita la ragione inversa delle distanze semplici dal centro, allora per essere  $n = -1$  l'equazione generale del Problema si converte in  $ga \log. r$

$$+ \frac{p(b^2 + 2hbr + r^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(a+b)^m} - \frac{fhbr}{a+b} - \frac{fh^2r^2}{f h^2}$$

$$\frac{fh^2r^2}{2(a+b)} = g\bar{a} \log. a + \frac{p(a+b)}{m+1} -$$

$$\frac{fba}{a+b} - \frac{fa^2}{2(a+b)}, \text{ ovvero in } ga \log. \frac{r}{a} +$$

$$\frac{p(b^2 + 2hbr + r^2) \frac{m+1}{2}}{(m+1)c^m} - \frac{fhbr}{c} - \frac{fh^2r^2}{2c}$$

$$= \frac{pc}{m+1} - \frac{fba}{c} - \frac{fa^2}{2c}.$$

Che se tanto la gravità verso  $\gamma$ , quanto quella verso  $C$  sarà in ragione inversa delle distanze semplici dai rispettivi centri, cioè sarà  $m = -1$ , ed  $n = -1$ , l'equazione si cangia in  $\frac{1}{2}pc \log. \frac{(b^2 + 2hbr + r^2)}{c^2} + ga \log. \frac{r}{a}$   
 $= \frac{fh^2r^2}{2c} + \frac{fhbr}{c} - \frac{fba}{c} - \frac{fa^2}{2c}.$

Da tutto ciò si fa manifesto, che la curva  $PAQ$  è sempre algebrica fuorchè ne' tre casi, o di  $m = -1$ , o di  $n = -1$ , o di  $m = -1$  ed  $n = -1$  insieme.

35. Ritrovata l'equazione per la parte  $PAQ$  della proposta Sezione si passa facilmente a ritrovarla anche per la parte opposta  $P\bar{a}Q$ . Fatta quivi la medesima costruzione di prima, come si vede dalla Figura, dove le medesime lettere majuscole e minuscole si corrispondono nelle due parti della Sezione; pongasi la gra-  
 vità

vità in  $a$  verso il centro  $\gamma = P$ , e la gravità in  $a$  verso il centro  $C = G$ ; la forza centrifuga in  $a = F$ ,  $Ca = A$ ,  $C\gamma = b$ ,  $Cg = V$ , sen.  $QCd = H$ ; e quindi  $gl = HV$ ,  $\gamma g = \sqrt{(b^2 - 2HbV + V^2)}$ ,  $Cr = Hb$ ,  $gr = Hb - V$ . Ciò posto, la gravità di  $g$

verso  $C$  trovasi  $= \frac{GV^n}{A^n}$ ; ed essendo la gravi-

tà di  $g$  verso  $\gamma = \frac{P(b^2 - 2bHV + V^2)^{\frac{m}{2}}}{(b - A)^m}$ , la

sua risoluzione nelle due forze secondo  $gr$ , e secondo  $\gamma\gamma$  perpendicolare a  $gr$  dà l'altra parte di gravità di  $g$  verso  $C = -$

$\frac{P(bH - V)(b^2 - 2bHV + V^2)^{\frac{m-1}{2}}}{(b - A)^m}$ ; così pure

dalla forza centrifuga  $gh$  del punto  $g$  risulta la gravità  $gx$  verso  $C = \frac{FH(b - HV)}{b - A}$ . Viene

dunque il punto  $g$  sollecitato verso il centro  $C$  da una forza  $= P(V - bH)(b^2 - 2bHV$

$+ V^2)^{\frac{m-1}{2}} + \frac{GV^n}{A^n} + \frac{FH(b - HV)}{b - A}$ ; e

questa moltiplicata per  $dV$ , ed integrata fa co-

no-

noscere il peso della colonna  $gC$  verso  $C =$

$$\frac{P(b^2 - 2bHV + V^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(b-A)^m} + \frac{GV^{n+1}}{(n+1)A^n} + \frac{FHbV}{b-A} - \frac{FH^2V^2}{2(b-A)} + \text{Cost.}; \text{ e mettendo}$$

$V = Cd = R$  si ha il peso di tutta la co-

$$\text{lonna } Cd \text{ verso } C = \frac{P(b^2 - 2bHR + R^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(b-A)^m} + \frac{GR^{n+1}}{(n+1)A^n} + \frac{FHbR}{b-A} - \frac{FH^2R^2}{2(b-A)} +$$

$$\text{Cost. Che se ora si assume } R = A, \text{ ed } H =$$

$= 1$ , risulta il peso della colonna  $aC$  verso

$$C = \frac{P(b-A)}{m+1} + \frac{GA}{n+1} + \frac{FAb}{b-A} - \frac{FA^2}{2(b-A)} + \text{Cost. Dovendo adunque per l'equilibrio essere uguali i pesi delle due colonne}$$

$Cd, Ca$  verso il centro  $C$ , nasce quindi l'equa-

$$\text{zione } \frac{P(b^2 - 2bHR + R^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(b-A)^m} + \frac{GR^{n+1}}{(n+1)A^n}$$

Rr 4

+

$$+ \frac{FHbR}{b-A} - \frac{FH^2R^2}{2(b-A)} = \frac{P(b-A)}{m+1} + \frac{GA}{n+1} + \frac{FAb}{b-A} - \frac{FA^2}{2(b-A)}; \text{ la quale}$$

determina la natura della curva  $PaQ$ .

36. Si potrà subito passare dall'equazione polare della curva  $PAQ$  all'equazione espressa per le coordinate perpendicolari  $DE = y$ ,  $CE = x$ , sostituendo in quella (§. 33.)  $x^2 + y^2$  in luogo di  $r^2$ , ed  $y$  in vece di  $hr$ ; e si avrà  $2(n+1)pa^n(b^2 + 2by + x^2$

$$+ y^2)^{\frac{m+1}{2}} + 2(m+1)gc^m(x^2 + y^2)^{\frac{n+1}{2}} - 2\mu fbc^{m-1}a^ny - \mu fc^{m-1}a^ny^2 =$$

$$2(n+1)pa^n c^{m+1} + 2(m+1)ga^{n+1}c^m - 2\mu fba^{n+1}c^{m-1} - \mu fa^{n+2}c^{m-1}.$$

Così per l'altra porzione  $PaQ$  si otterrà l'equazione alle coordinate normali,

$$\frac{P(b^2 - 2by + x^2 + y^2)^{\frac{m+1}{2}}}{(m+1)(b-A)^m} + \frac{G(x^2 + y^2)^{\frac{n+1}{2}}}{(n+1)A^n} + \frac{Fby}{b-A} - \frac{Fy^2}{2(b-A)} =$$

$P(b$

$$\frac{P(b-A)}{m+1} + \frac{GA}{n+1} + \frac{FAb.}{b-A} - \frac{FA^2}{2(b-A)}.$$

## P R O B L E M A IX.

37. Ritrovare la figura, a cui nello stato di equilibrio si riduce una massa fluida sparsa tutt' al intorno d'un Pianeta, il quale insieme con essa si rivolge intorno ad un asse comune.

## S O L U Z I O N E .

Supposto che la quantità di materia del Pianeta sia oltre modo più grande di quella del fluido, sicché possa trascurarsi l'attrazione di questo in paragone dell'attrazione del Pianeta, e supposto altresì, che la figura del Pianeta sia con piccolissimo divario sferica affinché pe' noti teoremi dell'attrazione de' corpi prossimamente sferici la sua massa attraente possa concepirsi tutta raccolta nel solo centro; sia in tale assunto *NMFCN* (Fig. 9.) la sezione della massa fluida e del Pianeta fatta con un piano, che passa pel centro *C* del Pianeta, e per l'asse comune di rivoluzione *AD*, e si riferisca a *CM* prolungamento del semidiametro *CO* dell'equatore la curva generatrice *FMN* mediante le coordinate perpendicolari *GI* = *y*, *CI* = *x*. Quindi si conduca dal punto *G* la *GC* al centro del Pianeta, la *GB* normale alla curva *NMF*, e la *HGE* normale all'asse di rotazione *NF*; e si chiami *g* la gravità o attrazione

Fig. 9.

zione

zione all'equatore del Pianeta, ossia in  $O$ , ed  $f$  la forza centrifuga nello stesso luogo; e si faccia il semidiametro  $CO$  dell'equatore  $= 1$ .

Ora il corpuscolo  $G$  della massa fluida viene spinto da due forze, cioè dall'attrazione verso il centro  $C$  nella direzione  $GC$ , e dalla forza centrifuga nella direzione  $GH$ , delle quali la prima per la nota legge Newtoniana è

$$= \frac{g}{GC^2} = \frac{g}{x^2 + y^2}, \text{ e la seconda } = f \cdot GE$$

$= fx$ . Siccome poi si suppone il fluido arrivato ad uno stato permanente, o di equilibrio, la risultante di queste due forze riuscir dee perpendicolare alla superficie del fluido, altrimenti essendo obliqua, il corpuscolo si moverebbe in direzione della tangente, come è già stato precedentemente avvertito. Conseguentemente la media direzione delle due forze, vale a dire la direzione della loro risultante coincide colla retta  $GB$  normale alla curva generatrice in  $B$ . Essendo pertanto  $GC$ ,  $GH$ ,  $GB$  le direzioni delle tre forze, cioè delle due componenti, e della composta o risultante, starà la forza di gravità secondo  $GC$  alla forza centrifuga secondo  $GH$  come sta  $GC$  a  $CB$ , vale a dire

$$\frac{g}{x^2 + y^2} : fx :: GC : CB :: \sqrt{(x^2 + y^2)} : CB; \text{ e}$$

$$\text{quindi si avrà } \frac{g \cdot CB}{x^2 + y^2} = fx \sqrt{(x^2 + y^2)}.$$

Ma

Ma la sottonormale  $IB = -\frac{ydy}{dx}$ , e però  $CB = CI - IB = x + \frac{ydy}{dx} = \frac{xdx + ydy}{dx}$ .

Dunque sostituendo questo valore si ha

$$fx \sqrt{(x^2 + y^2)} = \frac{g(xdx + ydy)}{(x^2 + y^2)dx}, \text{ cioè } fxdx = \frac{g(xdx + ydy)}{(x^2 + y^2)^{\frac{3}{2}}}, \text{ ed integrando } \frac{1}{2}fx^2 =$$

$$= -\frac{g}{\sqrt{(x^2 + y^2)}} + \text{Cost. Per deter-}$$

minar la Cost. dell' integrazione, faccio  $x = 0$ , nel qual caso diventa  $y = CF$ . Prendo dunque  $CF = b$ , e l'equazione si cangia in  $-\frac{g}{b} + \text{Cost.} = 0$ , ossia  $\text{Cost.} = \frac{g}{b}$ .

Sicchè l'equazione completa sarà  $\frac{1}{2}fx^2 = -\frac{g}{\sqrt{(x^2 + y^2)}} + \frac{g}{b}$ , vale a dire  $2bg =$

$(2g - bfx^2)\sqrt{(x^2 + y^2)}$ , e quadrando  $4b^2g^2 = (4g^2 - 4gfbx^2 + b^2f^2x^4)(x^2 + y^2)$ ; e riducendo, ed ordinando per rapporto ad  $x$  si ottiene in fine

$$x^6 + y^2x^4 - \frac{4g}{fb} \cdot y^2x^2 + \frac{4g^2}{b^2f^2} \cdot y^2 - \frac{4g}{fb} \cdot x^4 + \frac{4g^2}{b^2f^2} \cdot x^2 - \frac{4g^2}{f^2} = 0,$$

che è un'equazione indeterminata del se-  
sto

sto grado e ad una Linea del sesto ordine da descriversi co' metodi usati. Il che era ec.

38. Per fissare il limite, a cui giugne il fluido sopra il Pianeta; vale à dire la sua massima altezza, convien riflettere, che dove la forza centrifuga delle particelle del fluido uguaglia la loro gravità verso il centro del Pianeta, ivi dee terminare il fluido, nè può estendersi più oltre; giacchè al di là di un tal limite la forza centrifuga prevalente alla forza di gravità dissipa e sparpaglia le particelle, qualora non voglia pretendersi, che queste particelle abbiano una velocità *angolare* differente da quella del restante della massa, nel qual caso esse dovrebbero considerarsi come straniere alla massa e non formanti corpō con lei. Laonde ad ogni modo il predetto limite è sempre nel punto dell'equilibrio delle due forze indicate. Sicchè prendendo la massima altezza  $CM = x$ , l'equilibrio delle forze nel limite  $M$  ci offre

l'equazione  $fx = \frac{g}{x^2}$ , dalla quale si trae  $x =$

$\sqrt[3]{\frac{g}{f}}$ . E quindi immantinente si scorge, che

nella nostra Terra, dove sta, sotto l'equatore, la gravità alla forza centrifuga come 189: 1, risulta  $x = \sqrt[3]{189}$ , ovvero l'altezza massima della nostra atmosfera sopra il centro della Terra è poco più di  $6\frac{1}{2}$  semidiametri terrestri,

e

e di  $5\frac{1}{2}$  sopra la superficie . Così trovasi parimente un tal limite per l'atmosfera di Giove sotto il suo equatore: imperciocchè per l'Astronomia Teorica sta la gravità sulla superficie di Giove alla gravità sulla superficie della Terra come 943:435, e la gravità sulla superficie della Terra sta alla forza centrifuga nell'equatore terrestre come 289:1, e la forza centrifuga nell'equatore della Terra sta alla forza centrifuga nell'equatore di Giove nella ragione composta di 1:10, cioè dei diametri, e di  $10^2:24^2$ , cioè dei quadrati inversi de' tempi periodici intorno ai loro assi: conseguentemente la gravità nell'equatore di Giove sta alla forza centrifuga in detto luogo nella ragione composta di queste quattro ragioni, cioè di 943 : 435,

$$289 : 1$$

$$1 : 10$$

$$10^2 : 24^2,$$

dalle quali risulta la ragione di 11:1. Laonde il ricercato limite per l'atmosfera di Giove sotto il suo equatore sarà ad una distanza

$\sqrt[3]{11}$  dal centro di quel Pianeta, vale a dire a poco meno di  $2\frac{1}{2}$  semidiametri di Giove, ovvero a  $22\frac{1}{2}$  semidiametri terrestri. Con simil discorso si giugne a determinare la massima altezza dell'atmosfera solare sotto l'equatore del Sole: avvegnachè dalla Teoria delle

Forze

Forze Centrali si raccoglie, che la gravità nella superficie del Sole sta alla gravità nella superficie della Terra come 10000:435, e questa alla forza centrifuga nell'equatore terrestre come 289:1, e quest'altra alla forza centrifuga nell'equatore del Sole in ragione composta della diretta semplice de' diametri, cioè di 1:100, e della duplicata inversa de' tempi periodici della loro rotazione intorno ai propri assi, cioè di  $(25\frac{1}{2})^2:1$ ; e perciò componendo tutte queste ragioni starà la gravità alla forza centrifuga nell'equatore del Sole nella ragione composta delle seguenti 10000:435

$$289:1$$

$$1:100$$

$$(25\frac{1}{2})^2:1,$$

dalle quali nasce la ragione di 42387:1 all'incirca. Dunque la massima altezza dell'atmosfera solare sotto l'equatore del Sole è =

$\sqrt[3]{42387} = 35$  semidiametri solari, ed essendo il semidiametro del Sole centuplo di quello della Terra, si solleva perciò l'atmosfera solare nell'equatore all'enorme altezza di tre mila cinquecento semidiametri terrestri sopra il centro del Sole, vale a dire cinquecento trent'otto volte più che non si alza l'atmosfera terrestre verso l'equatore sopra il centro della Terra, e sopra la superficie del Sole quella si alza seicento trenta sei volte più che non s'in-

nalza

palza questa sopra la superficie della Terra.

39. Si determina poi il rapporto del semidiametro  $CM$  dell'equatore della massa fluida al suo semiasse  $CF$  con fare  $y = 0$  nell'equazione generale, la quale si riduce alla seguente

$$x^6 - \frac{4g}{fb} \cdot x^4 + \frac{4g^2}{b^2 f^2} \cdot x^2 - \frac{4g^2}{f^2} = 0, \text{ ovvero } x^2 \left( \frac{2g}{fb} - x^2 \right)^2 - \frac{4g^2}{f^2}$$

$$= 0, \text{ ed in questa sostituendo } \frac{g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}} \text{ per } x^2, \text{ si}$$

$$\text{ottiene } \frac{g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}} \left( \frac{2g}{fb} - \frac{g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}} \right)^2 - \frac{4g^2}{f^2} = 0;$$

$$\text{e dividendo per } \frac{g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}} \text{ nasce } \left( \frac{2g}{fb} - \frac{g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}} \right)^2$$

$$- \frac{4g^{\frac{4}{3}}}{f^{\frac{4}{3}}} = 0, \text{ e trasponendo, poi cavando la}$$

$$\text{radice quadrata si trova } \frac{2g}{fb} - \frac{g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}} = \frac{2g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}};$$

$$\text{cioè } \frac{2g}{fb} = \frac{3g^{\frac{2}{3}}}{f^{\frac{2}{3}}}, \text{ e per fine } b = \frac{2}{3} \sqrt[3]{\frac{g}{f}}.$$

Dal che si fa manifesto, che il diametro dell'equatore del fluido rotante è sesquialtero del suo asse.

40. Per vie meglio conoscere la nostra Curva del sesto ordine generatrice della superficie del fluido proposto, prendiamo dalla sua equazione generale il valore di  $y$ , ed otterremo

$$\begin{aligned}
 y^2 &= \frac{\frac{4g}{fb} \cdot x^4 - \frac{4g^2}{b^2 f^2} \cdot x^2 + \frac{4g^2}{f^2} - x^6}{x^4 - \frac{4g}{fb} \cdot x^2 + \frac{4g^2}{b^2 f^2}} \\
 &= \frac{\frac{4g^2}{f^2} - x^2 \left( x^2 - \frac{2g}{fb} \right)^2}{\left( x^2 - \frac{2g}{fb} \right)^2}; \text{ e quindi} \\
 y &= \frac{\sqrt{\left( \frac{4g^2}{f^2} - x^2 \left( x^2 - \frac{2g}{fb} \right)^2 \right)}}{x^2 - \frac{2g}{fb}},
 \end{aligned}$$

nella quale prendendo  $x = 0$  nasce  $y = \pm b$ , vale a dire si ha il semiasse della massa fluida; il quale è stato ritrovato  $= \frac{2}{3} \sqrt[3]{\frac{g}{f}}$ . Che se si prende  $x^2 = \frac{2g}{fb} = 3 \sqrt[3]{\frac{g^2}{f^2}}$ , risulta  $y = \pm \frac{2g:f}{0} = \pm \infty$ . Da ciò apparisce, che per ciascuno de' due valori  $\pm \sqrt[3]{3 \sqrt[3]{\frac{g^2}{f^2}}}$  di  $x$  la curva generatrice ha due asintoti, uno al di sopra, l'altro al di sotto dell'asse delle  $x$ .  
 PRO.

## PROBLEMA X.

41. Se l'acqua contenuta in un recipiente qualunque si solleva per qualsiasi accidente contro la sponda verticale del medesimo, sicchè per tale elevazione resti esposta all'azione del vento, che vi soffia contro orizzontalmente; si dimanda qual sarà la figura di equilibrio, alla quale verrà ridotta dall'impulso del vento la superficie dell'acqua intumesciente.

## SOLUZIONE:

Rappresenti  $VM$  (Fig. 10.) la direzione Fig. 10.  
orizzontale del vento, che va ad investire e percuotere in  $M$  l'acqua sollevata sopra il livello contro la sponda verticale  $AB$  dello stagno; e sia  $AMC$  la sezione fatta nella superficie dell'acqua con un piano verticale, che passando per la direzione del vento taglia il corpo d'acqua tumefatto. Riferendo pertanto all'asse verticale  $AB$  la curva  $AMC$ , si prenda l'ascissa  $AN = x$ , l'ordinata perpendicolare  $NM = y$ , e l'arco  $AM = s$ , e sia  $A$  il punto della massima elevazione dell'acqua. E giacchè si suppone il fluido ridotto allo stato di equilibrio, sarà per l'idrostatica la pressione contro l'elemento  $Mm$  della Curva uguale al peso d'un volume d'acqua contenuto sotto il prodotto di  $Mm$  nell'altezza  $AN$ , cioè chiamata  $n$  la gravità specifica dell'acqua sarà la det-

$Ss$ 
 $ta$

ta pressione  $= nxds$ , e questa sempre si esercita nella direzione  $MP$  perpendicolare alla Curva nel punto  $M$ .

Si faccia ora la velocità del vento  $= c$ ; sicchè  $c$  indichi lo spazio percorso equabilmente dal vento in un secondo di tempo, e si chiami  $a$  l'altezza della caduta de' gravi in un secondo, la quale è di 15,1 piedi Parigini. Sarà dunque  $\frac{cc}{4a}$  l'altezza dovuta alla velocità  $c$  del vento, il quale se andasse ad urtare perpendicolarmente contro l'elemento  $Mm$  della Curva, vi farebbe uno sforzo pari al peso d'un volume d'aria compreso dal prodotto dell'elemento moltiplicato per  $\frac{cc}{4a}$ , cioè chiamata  $x$  la gravità specifica dell'aria l'impulso del vento sarebbe  $= \frac{ccds}{4a}$ . Ma perchè il vento urta nell'elemento  $Mm$  sotto l'angolo  $VMm$ , il cui seno è  $= \frac{dx}{ds}$ ; se si adotta il noto principio, che gl'impulsi obliqui de' fluidi seguitino in parità del restante la ragione duplicata de' seni degli angoli d'incidenza, ne risulta l'impulso contro  $Mm = \frac{ccds}{4a} \cdot \frac{dx^2}{ds^2} = \frac{ccdx^2}{4ads}$ .

E siccome quest' impulso agisce contro  $Mm$

*Mm* nella direzione *MQ* normale alla Curva in *M*, e tende dal di fuori al di dentro della Curva cioè da *M* a *Q*; e per lo contrario la pressione dianzi trovato contro il detto elemento *Mm* si dirige perpendicolarmente dal di dentro al di fuori della Curva, cioè da *M* a *P*; quindi è, che ugualiate per la condizione dell'equilibrio queste due forze opposte ci si offre

l'equazione  $\frac{ccdx^2}{4nxs} = nxdx$ , ovvero  $ds^2 = \frac{ccdx^2}{4nax}$ , ed estraendo la radice quadrata  $ds =$

$\frac{cdx}{2\sqrt{nax}}$ , ed integrando  $s = \frac{c\sqrt{x}}{\sqrt{na}}$ . Da questa

equazione apparisce, che l'arco *AM* della Curva è proporzionale alla radice dell'ascissa corrispondente *AN*; e però la Curva cercata è la Cicloide.

Che se vuolsi introdurre nel calcolo l'ordinata *NM* = *y*, basta sostituire nell'equazione  $ds^2 = \frac{ccdx^2}{4nxs}$  in luogo di  $ds^2$  il suo

valore  $dx^2 + dy^2$ , il che dà  $dy = dx\sqrt{\left(\frac{cc}{4nax} - 1\right)}$ ; e prendendo  $\frac{cc}{4na} = 2r$ ,

nasce  $dy = dx\sqrt{\left(\frac{2r}{x} - 1\right)} = \frac{dx\sqrt{(2r-x)}}{\sqrt{x}}$ , e se questa frazione si multi-

Ss 2

plica

plica sotto e sopra pel numeratore  $\sqrt{(2r-x)}$ ,  
 risulta  $dy = \frac{(2r-x) dx}{\sqrt{(2rx-x^2)}} = \frac{(r-x) dx}{\sqrt{(2rx-x^2)}} + \frac{r dx}{\sqrt{(2rx-x^2)}}$ , il cui integrale è manifestamente  $y = \sqrt{(2rx-x^2)} + r \times \text{Arc. sen.} \frac{\sqrt{(2rx-x^2)}}{r}$ , che è la notissima equazione della Cicloide.

42. Secondo le più recenti grandiose esperienze fatte in Parigi sopra la resistenza o l'impulso de' fluidi la legge del quadrato del seno d'incidenza per gli urti obbliqui poco si accorda colla verità, e tanto meno vi si accorda quanto è minore l'angolo dell'incidenza, ed allorchè quest'angolo è picciolissimo, la ragione duplicata del seno d'un tal angolo si cangia presso a poco nella ragion semplice del seno istesso. Se pertanto nell'ipotesi, che la percossa obliqua del fluido stia non come il quadrato del seno, ma come il semplice seno dell'incidenza, si vorrà indagare la curva di equilibrio del presente Problema, basterà moltiplicare  $\frac{ccds}{4a}$  per  $\frac{dx}{ds}$ , e si avrà l'azione del vento  $= \frac{ccdx}{4a}$ , la quale per la natura dell'equilibrio dovendo essere eguale alla pressione  $nxdy$

ci offre l'equazione  $\frac{ecd x}{4a} = nx ds$ , ovvero  $\frac{ce}{4na} = \frac{x ds}{dx}$ . Per conoscere la curva di questa equazione, menisi per la sommità  $A$  del fluido la retta orizzontale  $AF$ , e da  $M$  la tangente  $MG$  della curva, e dal concorso  $G$  colla orizzontale si conduca all'ordinata  $MN$  la perpendicolare  $GE$ : indi si applichi infinitamente vicina alla  $MN$  l'altra ordinata  $mn$ , su cui caschi il perpendicolo  $Mr$ . La similitudine de' triangoli  $Mrm$ ,  $MEG$  ci offre l'analogia  $Mr:Mm::GE:MG$ , ovvero  $dx:ds::x:\frac{x ds}{dx}$ . Dunque la

tangente  $MG$  della curva è  $= \frac{x ds}{dx} = \frac{ce}{4na}$ , cioè uguale ad una quantità costante, e conseguentemente la curva altro non è che la Trattoira.

In grazia di tal curva, scriviamo  $\sqrt{(dx^2 + dy^2)}$  in vece di  $ds$ , e la sua equazione diverrà  $\frac{x}{dx} \sqrt{(dx^2 + dy^2)} = \frac{ce}{4na} = b$  facendo  $b = \frac{ce}{4na}$ . Da questa equazione si deduce  $dy = \frac{dx}{x} \sqrt{(b^2 - x^2)}$ . Fatto poi  $\sqrt{(b^2 - x^2)} = z$ , e quindi  $x^2 = b^2 - z^2$ , e  $\frac{dx}{x} = - \frac{z dz}{b^2 - z^2}$ , diventa

Ss 3

$$\frac{dx}{x} \sqrt{(b^2 - x^2)} = dy = - \frac{z^2 dz}{b^2 - z^2} = dz$$

$$- \frac{b^2 dz}{(b-z)(b+z)} = dz - \frac{\frac{1}{2} b dz}{b-z} -$$

$$- \frac{\frac{1}{2} b dz}{b+z}. \text{ Laonde integrando trovasi } y = z -$$

$$\frac{1}{2} b \log. \frac{b+z}{b-z} + \text{Cost.} = \sqrt{(b^2 - x^2)} -$$

$$\frac{1}{2} b \log. \frac{b + \sqrt{(b^2 - x^2)}}{b - \sqrt{(b^2 - x^2)}} + \text{Cost.} =$$

$$\sqrt{(b^2 - x^2)} - b \log. \frac{b + \sqrt{(b^2 - x^2)}}{x} +$$

$$\text{Cost.}; \text{ e dovendo annullarsi insieme le coordi-}$$

$$\text{nate } x, y, \text{ nasce Cost.} = b \log. \frac{2b}{0} - b =$$

$$b \log. \infty - b; \text{ e conseguentemente } y =$$

$$b \log. \infty - b + \sqrt{(b^2 - x^2)} -$$

$$b \log. \frac{b + \sqrt{(b^2 - x^2)}}{x}, \text{ il qual valore infinito di}$$

$$y \text{ dà a divedere, che il punto } A \text{ si scontra in in-}$$

$$\text{finito. Così pure dall'equazione } \frac{ds}{dx} = \frac{b}{x} \text{ si}$$

raccoglie, che nel punto  $C$ , dove l'ascissa è uguale alla tangente costante della Trattoria, la tangente stessa  $CF$  diventa parallela all'ascissa, ovvero verticale.

43. Che se per accostarci per avventura più vicino al vero nella soluzione di questo Pro-

Problema, combineremo insieme l'una e l'altra ipotesi, quella cioè dell'urto obbliquo proporzionale al quadrato del seno d'incidenza coll'altra del detto urto proporzionale al semplice seno, allora preso  $\lambda$  per esprimere un'assai picciola frazione, e nominando  $\phi$  l'angolo d'incidenza converrà supporre l'impulso del vento proporzionale all'espressione  $(1 - \lambda) \times \text{sen. } \phi^2 + \lambda \text{ sen. } \phi$ , la quale offre visibilmente l'impulso presso a poco  $= 1$ , cioè diretto quando l'angolo  $\phi$  poco si sosta da  $90^\circ$ , ed esibisce all'opposto l'impulso proporzionale al semplice seno, quando  $\phi$  è picciolissimo. Essendo pertanto  $\text{sen. } \phi = \frac{dx}{ds}$ , nasce l'impulso

$$\text{del vento} = \frac{ccds}{4a} \left( \frac{dx^2}{ds^2} (1 - \lambda) + \frac{\lambda dx}{ds} \right)$$

$$= nxds. \text{ Da questa equazione, facendo } \frac{cc}{4na}$$

$$= 2h, \text{ si ha } 2h \left( \frac{dx^2}{ds} (1 - \lambda) + \lambda dx \right)$$

$$= xds, \text{ ossia } 2h (dx^2 (1 - \lambda) + \lambda dx ds)$$

$$= xds^2. \text{ Si piglj una nuova variabile } v, \text{ e si assuma } ds = vdx, \text{ e fatta questa sostituzione di } ds \text{ nella precedente equazione e dividendo per } dx^2, \text{ avremo } 2h (1 - \lambda + \lambda v) = xvv,$$

$$\text{cioè } x = \frac{2h(1 - \lambda + \lambda v)}{vv}.$$

Parimente essendo  $s = \int v dx = vx - \int x dv$ ,  
 ed inoltre  $\int x dv = \int \frac{2hdv(1-\lambda+\lambda v)}{v^2} =$   
 $= \frac{2h(1-\lambda)}{v} + 2h\lambda \log.v$ , sarà  $s = \frac{4h(1-\lambda)}{v}$

$+ 2h\lambda - 2h\lambda \log.v$ . Dal che apparisce, che tanto l'ascissa  $x$ , quanto l'arco  $s$  della Curva ricercata viene espressa da una funzione d'una nuova variabile  $v$ , la qual funzione è algebrica per l'ascissa, e trascendente per l'arco.

Volendosi poi l'equazione fralle coordinate  $x, y$ , bisogna supporre  $dy = p dx$ , essendo  $p$  una variabile, e si avrà  $ds = \sqrt{(dx^2 + p^2 dx^2)} = dx \sqrt{(1 + pp)}$ ; e se si sostituisce questo valore nell'equazione

$$2h \left( dx^2 (1 - \lambda) + \lambda dx ds \right) = x ds^2;$$

e si divide per  $dx^2$ , nasce

$$2h \left( 1 - \lambda + \lambda \sqrt{(1 + p^2)} \right) =$$

$$x(1 + p^2), \text{ e quindi } x = \frac{2h(1-\lambda)}{1+pp} + \frac{2h\lambda}{\sqrt{(1+pp)}}.$$

Così per essere  $y = \int p dx = px -$

$$\int x dp = \frac{2hp(1-\lambda)}{1+pp} + \frac{2h\lambda p}{\sqrt{(1+pp)}} - 2h$$

$$2h(1-\lambda) \int \frac{dp}{1+pp} - 2h\lambda \int \frac{dp}{\sqrt{1+pp}},$$

ed inoltre  $\int \frac{dp}{1+p^2} = \text{Arc. tang. } p$ , e

$$\int \frac{dp}{\sqrt{1+pp}} = \log. (p + \sqrt{1+pp}),$$

ne verrà per fine  $y = \frac{2hp(1-\lambda)}{1+p^2} +$

$$\frac{2h\lambda p}{\sqrt{1+pp}} - 2h(1-\lambda) \cdot \text{Arc. tang. } p -$$

$$2h\lambda \log. (p + \sqrt{1+pp}).$$

Da ciò è manifesto, che le coordinate  $x, y$  sono funzioni della stessa variabile  $p$ , e però è nota la loro relazione.





## SCOLIO GENERALE.

*Sopra la Resistenza de' Fluidi .*

§. 44. **L**a precisa misura dell' impulso d' un fluido contro un piano, ovvero della resistenza, che incontra un corpo solido nel dividere ed attraversare un fluido, alla qual misura si è dovuto ricorrere nella soluzione dell' ultimo Problema e di altri precedenti, è una ricerca tanto importante e indispensabile nell' Idrodinamica, nell' Architettura Navale, nella costruzione delle macchine idrauliche, e nel tempo stesso tanto intricata e difficile, che i Geometri e gli Sperimentatori se non hanno lasciato alcun mezzo intentato per venirne a capo, l' esito però non ha pienamente corrisposto ai loro tentativi, e il frutto delle loro fatiche è stato in fine di dover in parte rinunciare alle teorie, prima senza esame adottate. Ciò che si è intrapreso dai primari Geometri in questi ultimi anni intorno a tal materia supera di gran lunga per l' esattezza, per la varietà, per l' arte, per la finezza e molteplicità de' ripieghi tutti gli anteriori tentativi.

E primieramente il celebre Geometra Sig. Cav. de BORDA in due eccellenti Dissertazioni inserite nelle Memorie dell' Accademia delle Scien-

Scienze di Parigi per gli anni 1763, e 1767 richiama ad esame questo gran Problema, e nella prima egli incomincia a determinare la resistenza, che incontrano nell'aria le superficie, da cui l'aria è colpita. Egli adopra a tal effetto una specie di ventola, che porta nelle sue estremità la superficie, di cui vuolsi conoscere la resistenza. I risultati delle sperienze per le superficie piane, e percosse direttamente dall'aria sono 1.<sup>o</sup> che facendo variare la velocità della ventola le resistenze seguitano molto esattamente la ragione duplicata delle velocità; nel che l'esperienza va d'accordo colla teoria: 2.<sup>o</sup> che facendo variare la superficie, le resistenze non seguitano la ragione delle superficie, ma che una superficie grande soffre più di resistenza a proporzione che una piccola. Quanto alla resistenza delle superficie inclinate, e curve, come de' prismi, de' cilindri, e delle sfere egli ritrova, che i risultati dell'esperienza non solamente non si accordano con quelli della teoria, ma che bene spesso i primi procedono con tenore contrario ai secondi relativamente alla legge teorica delle resistenze proporzionali ai quadrati dei seni d'incidenza. Nella seconda Dissertazione egli esamina la resistenza dell'acqua, valendosi della medesima ventola colla sola differenza, che dove prima questa girava verticalmente, ora si fa girare orizzontalmente, e determina principalmente la resistenza de' corpi sferici, che

fi

si muovono dentro l'acqua. I risultati di queste nuove sperienze si riducono ai seguenti: 1.<sup>o</sup> una sfera immersa nell'acqua, e mossa con differenti velocità soffre resistenze proporzionali ai quadrati delle velocità: 2.<sup>o</sup> la resistenza della superficie convessa dell'emisfero è presso a poco la stessa che quella della sfera intera, e conseguentemente la sola parte anteriore del corpo è quella che incontra la resistenza, almeno allorchè le velocità sono picciole: 3.<sup>o</sup> la resistenza della sfera è  $\frac{2}{7}$  in circa della resistenza del suo circolo massimo laddove secondo la teoria quella dovrebb'essere la metà di questa: 4.<sup>o</sup> la sfera soggiace a minor resistenza movendosi tutta sott'acqua, che movendosi a galla o alla superficie dell'acqua: 5.<sup>o</sup> se una sfera galleggianti si muove alla superficie dell'acqua con diverse velocità, la sua resistenza cresce in maggior ragione di quella de' quadrati delle velocità.

Dopo gl'indicati due scritti comparve nelle Memorie dell'Accademia di Marina di Brest un pregevolissimo Opuscolo del fu Sig. de MARGUERIE sullo stesso argomento. Egli confronta colla comune teoria alcune scelte esperienze fatte a Porto Oriente in Bretagna dal Sig. THEVENARD, e da questo confronto ritrova, che la legge del quadrato delle velocità per gli urti diretti poco si scosta da ciò che offrono le dette sperienze; che la legge del quadrato de' seni d'incidenza per gli urti obbli-

quì

qui è lontanissima dal vero, al quale molto più si avvicina la legge del semplice seno, che inoltre quando la parte anteriore del corpo è formata da due piani inclinati la resistenza dell'acqua, passato un certo angolo, seguita con sufficiente esattezza la semplice ragione de' seni degli angoli d'incidenza; e che finalmente in parità di tutte le altre cose la resistenza non cresce in quella proporzione, in cui cresce la superficie percossa. Questo ingegnoso Geometra fa poi avvedutamente osservare, che se si vuol giugnere a qualche cosa di certo e preciso in materia sì oscura, egli è indispensabile di fare le sperienze più in grande che sia possibile, perchè nascendo nelle sperienze l'effetto totale dall'azione di molte cause diverse, si rende necessario il riconoscere la parte, che ha ciascuna di queste cause alla produzione di quell'effetto, ed una tal cognizione si ha molto più facilmente e sicuramente dalle sperienze eseguite in grande, che da altre fatte in piccolo, nelle quali non potendo essere se non picciolissima la parte dell'effetto totale prodotta da ciascuna delle cagioni, che vi concorrono, si corre rischio o di non ravvisarla, o di non formarne un'idea abbastanza distinta, o di attribuire ad una di dette cause ciò che è proprio d'un'altra.

Quasi contemporaneamente alla citata Memoria del Sig. de MARGUERIE, il rinomato Geo-

Geometra Sig. Don Giorgio JUAN Commendatore de Aliaga, e Capo-Squadra di S. M. Catt. pubblicò in Madrid l'anno 1771 in due tomi in 4.<sup>o</sup> la bella e profonda Opera in idioma spagnuolo intitolata *Exame Marittimo Teorico Pratico, ovvero Trattato di Meccanica applicato alla costruzione, cognizione, e maneggio delle Navi, ed altre Imbarcazioni*. In quest'opera l'illustre Spagnuolo riguardando come un punto fondamentale della Nautica il gran Problema della resistenza de' fluidi, forma di esso un particolar oggetto delle sue investigazioni, e dopo averlo minutamente scandagliato coll'esperienza e col raziocinio, ne trae per base d'una più sicura teoria della resistenza de' fluidi alcuni canoni, i quali quanto sono singolari e inaspettati, tanto sono discordi da ciò, che altri grandi uomini hanno osservato e stabilito. Egli espone alla forza dell'acqua corrente una tavola, e ritrova una tal forza non solo quattro, ma ben anche otto volte maggiore di quella, che le assegna nel suo *Trattato del Moto delle Acque Disc. 3. Part. 2. il MARIOTTE*; e ciò, perchè la forza, dice il Geometra Spagnuolo, non dipende soltanto dalla superficie colpita, come finora si era creduto, ma ancora dalla sua maggior profondità dentro il fluido: per modo che posta la medesima tavola tagliata in parallelogrammo rettangolo, col suo lato maggiore orizzontale, ella soffre molto meno di resistenza

2a, che posto lo stesso lato verticale: e se la tavola è quattro volte più lunga che larga, la resistenza col suo lato maggior verticale è presso a poco due volte maggiore che collo stesso lato orizzontale; e quindi le resistenze stanno a un dipresso come le radici quadrate delle altezze o profondità della tavola nel fluido. Conseguentemente se una nave avrà le sue dimensioni lineari doppie di un'altra che le sia *simile*, e però la sua superficie esposta all'urto dell'acqua sarà quadrupla della superficie esposta dell'altra, la resistenza di quella non starà già alla resistenza di questa come 4: 1, ma sibbene come  $5\frac{3}{2}$ : 1; differenza certamente eccessiva, e che dee sembrare a chicchessia straordinaria. Oltre a ciò gli sperimenti replicati di quest'Autore gli fecero chiaramente conoscere, che le resistenze non seguitavano la legge dei quadrati delle velocità, nè tampoco quella dei quadrati de' seni d'incidenza, ma che piuttosto si avvicinavano con sufficiente esattezza alla legge delle semplici velocità, e de' semplici seni d'incidenza. Colla scorta, e col perpetuo confronto de' fatti più singolari, de' più ingegnosi raziocinj, e delle più fine congetture viene egli indi a proporre la sua nuova teoria della resistenza, e pianta per canone, che le resistenze de' fluidi sono come le densità de' medesimi, come le superficie percorse, come le radici quadrate delle profondità di tali superfici

sic

cie dentro i fluidi, come le semplici velocità, e come i semplici seni degli angoli d'incidenza. » Ma questo non è ancor tutto (avverte il mentovato Autore), poichè ciò riguarda il solo caso che la superficie stia interamente immersa nel fluido, e che la parte anteriore del corpo sia simile alla posteriore: quando una parte della superficie si trova fuori del fluido, allora risulta nella resistenza una nuova quantità, la quale non ha alcuna dipendenza dalla superficie urtata, e solo deriva dalla velocità, senza però essere proporzionale alle semplici velocità, nè ai loro quadrati, ma sibbene ai quadrato-quadrati di quelle. In alcune circostanze risulta altresì una terza quantità, che è come i quadrati delle velocità, e come le superficie urtate; il che corrisponde precisamente al caso fino ad ora contemplato: ed in altre occasioni ne nasce anche una quarta, la quale non ha relazione alcuna alle velocità, ma soltanto alle superficie urtate. In generale le resistenze secondo questa teoria dipendono da quattro distinte quantità, delle quali secondo le occasioni svaniscono alcune; e fortunatamente per l'assunto della Marina, che ci proponghiamo, si riducono d'ordinario ad una sola, che è la prima delle riferite; sebbene nelle occasioni di velocità molto grande non possiamo dispensarci dal far attenzione alla seconda: per ciò che riguarda la terza, l'unica di cui siasi fatto

fatto caso sino al presente, essa è ordinariamente inutile. Già si aveva (profiegue lo stesso Autore) con questo confronto un fondamento dell'edifizio; ma molte sperienze in piccolo non danno uguali risultati nel grande e nell'esteso, poichè in questo caso si rendono più sensibili gli effetti degli accidenti, e ciò appunto accadeva nelle azioni della Nave paragonate colle sperienze finora eseguite. Non soggiacque però a tali inconvenienti la nostra teoria; perciocchè quando potevamo aspettare maggiori differenze per l'aumento ritrovato delle resistenze, si incontrò il più perfetto risultato che sperar si potesse. Con questa teoria si ritrovò, che le Imbarcazioni debbono andare precisamente nel modo che vanno, sia *a poppa*, come *a vento largo*, o *di bolina*; e quello che è più, si trovò, che non solo camminano alcune *a vento largo* quasi tanto quanto il medesimo vento, ma che taluna di esse corre più dello stesso vento: paradossò, che a molti sembrerà affatto stravagante, ma che non pertanto si vedrà dimostrato, non già ne' termini, in cui lo credette Giovanni BERNOULLI (a), cioè di poterli spiegare quasi infinite vele, supposto assolutamente impossibile nella pratica, ma in termini di fatto, e di ciò che attualmente accade in molte Imbarcazioni, come Galere,

Tc

Scia-

(a) Gio. BERNOULLI *Opere tom. 2. N. XCIII.*

Sciabecchi, ec. » Sin qui il dotto Spagnuolo, il quale trovata questa esatta conformità della sua nuova teoria colla pratica tanto nelle piccole superficie, come nelle amplissime delle Navi, passa a farne l'applicazione a due casi insigni e memorabili. Il primo riguarda i Cervi Volanti, o le Comete, che fanno volare i fanciulli, e prendendo per norma i calcoli del Sig. Alberto EULERO nella sua bella Dissertazione sopra i *Cervi Volanti* inserita nelle *Memorie dell'Accademia di Berlino per l'anno 1756.* egli paragona nel computo della forza del vento contro di quelli l'antica colla sua nuova teoria, e ritrova a riprovazione della prima e in conferma della seconda, che i fenomeni tutti del Cervo Volante cospirano a manifestare l'impulso del vento proporzionale alla semplice velocità, ed al semplice seno dell'angolo d'incidenza. L'altro solenne caso, a cui egli applica la sua teoria, concerne le belle sperienze del Sig. SMEATON. Questo Fisico Inglese in una Memoria intitolata *Esame sperimentale intorno le forze naturali dell'acqua, e del vento nel muovere in giro mulini, ed altre macchine soggette ad un moto circolare*, inserita nel tomo 51. part. I. delle *Transazioni Filosofiche*, propone una piccola macchina di sua invenzione, con cui per mezzo di replicate sperienze verifica la forza esercitata dall'acqua, la quale uscendo da un recipiente per un'apertura va ad urtare le

pa.

palette d'una ruota verticale disposta a foggia di quella di un mulino, mentre intanto un peso sostenuto da una corda, che si avvolge all'asse della ruota, serve a far conoscere l'effetto della macchina. Di così fatte sperienze fino a ventisette dall'Autore Spagnuolo sono paragonate tanto colla comune teoria, che colla sua propria; e trova egli infine, che tutte convengono esattamente con questa, e si allontanano interamente da quella.

Sei anni dopo la pubblicazione dell'indicata Opera Spagnuola uscì alla luce in Parigi il Libro prezioso e interessantissimo intitolato *Nuove Sperienze sopra la Resistenza de' Fluidi, de' Sig. D' ALEMBERT, Marchese De CONDORCET, e Abbate BOSSUT, Relatore il Sig. Abbate BOSSUT*. Le numerosissime sperienze registrate colla più scrupolosa esattezza in quest' opera sono le più variate, le meno equivoche, e le meglio eseguite, e l'opera stessa sarà sempre un raro deposito di quanto ha di più importante e memorabile la Fisica Sperimentale. Le conseguenze, che da siffatti esperimenti sonosi ricavate si riducono a queste 1.<sup>o</sup> che la tenacità dell'acqua è una forza, che dee riguardarsi come infinitamente piccola in confronto della resistenza proveniente dall'inerzia: che lo stesso dee dirsi del soffregamento dell'acqua lungo le pareti del corpo nuotante, il qual soffregamento non può rendersi sensibile se non nel caso straordi-

nario che il battello abbia una lunghezza eccessiva per rapporto alla sua larghezza: 2°. che la resistenza perpendicolare e diretta d'un piano in un fluido indefinito è sensibilmente uguale al peso d'un prisma dello stesso fluido avente per base la superficie percossa, e per altezza quella, da cui dee cascare un grave per acquistare una velocità uguale alla velocità dell' impulso: 3°. che le resistenze incontrate da un medesimo corpo di qualsiasi figura mosso in un fluido indefinito con differenti velocità sono sensibilmente in ragione duplicata delle velocità: adoprafi la restrizione *sensibilmente*, perchè in realtà e a tutto rigore le resistenze crescono in una ragione un poco maggiore della duplicata delle velocità: 4°. che le resistenze perpendicolari e dirette delle superficie piane mosse nel fluido colla stessa velocità seguitano sensibilmente la ragione delle stesse superficie, avuto il dovuto riguardo alle differenti intumescenze dell'acqua, la quale sollevasi intorno a quelle nel loro moto: 5°. che le resistenze provenienti dai moti obbliqui si allontanano eccessivamente, quando gli angoli d'incidenza sono piccoli, dalla ragione duplicata de' seni di tali angoli; e che quando questi sono grandi, come fra i 50 e 90 gradi, le resistenze meno si allontanano dalla detta proporzione, alla quale tanto più si vanno accostando, quanto più gli angoli d'incidenza si avvicinano al retto.

Con-

Convinto il Sig. Abbate BOSSUT dalle proprie sperienze doverfi onninamente rinunziare alla legge de' quadrati de' seni d'incidenza nell'urto obbliquo de' fluidi, rivolse il pensiero all'altro gran tentativo di ricercare la vera legge da sostituirsi alla già abrogata. A tale oggetto egli intraprese una nuova serie di esperienze da esso minutamente esposte e discusse in un'eccellente Memoria *sulla resistenza de' Fluidi*, inserita negli Atti dell'Accademia delle Scienze di Parigi per l'anno 1778. Si valse in questi sperimenti di battelli, le cui prore erano formate da due piani congiunti fra loro sotto diversi angoli dai 12 fino ai 180 gradi. E siccome nell'indagare le leggi dei fenomeni e ricavarle dalle sperienze, riesce di molto vantaggio per agevolare il calcolo il prendere in progressione aritmetica quelle quantità, che debbono riguardarsi come note, si pigliarono perciò i detti angoli colla differenza costante di 12 gradi dall'uno all'altro. Fatti pertanto gli opportuni paragoni si ritrovò, che le resistenze dedotte da tali esperimenti eccessivamente differivano da quelle, che dà l'ordinaria legge de' quadrati de' seni d'incidenza, riuscendo sempre di gran lunga più forte la resistenza sperimentale della ipotetica, e ciò in una proporzione tanto maggiore, quanto minore è l'angolo d'incidenza, talmente che per l'angolo di 12 gradi la resistenza effettiva e sperimentale era

tren-

trenta volte più forte di quella, che deriva dalla teoria volgare. Dopo aver posto a rigoroso esame la differenza sempre grande e notabile fra la resistenza effettiva e la teoretica si attenne l'illustre Geometra all'idea naturalmente in esso destatasi di supporre una tal differenza eguale ad una potenza del complemento dell'angolo d'incidenza, moltiplicata per un coefficiente costante. Quest'ingegnosa idea ebbe un esito felice, e da essa trasse l'Autore l'espressione della resistenza obliqua rappresentata da due termini, uno de' quali contiene il quadrato del seno dell'angolo d'incidenza, e l'altro la potenza del complemento d'un tal angolo, la quale ha per esponente  $3\frac{1}{4}$ ; e per tal modo esprimendosi col numero arbitrario 10000 la resistenza diretta o perpendicolare, e nominandosi  $x$  il complemento dell'angolo d'incidenza,  $q$  l'angolo di 6 gradi, la formula della resistenza obliqua sotto l'angolo  $90^\circ - x$  è la quantità binomia  $10000 \times \cos. x^2$

$+ 3,153 \times \left( \frac{x}{q} \right)^{3\frac{1}{4}}$ , e questa soddisfa con sufficiente esattezza alle sperienze per tutti gli angoli d'incidenza, che superano i 12 gradi, ma incomincia a scostarsi molto sensibilmente dall'esperienza quando l'angolo si approssima ai 12 gradi; il che fa conoscere, che per far quadrare la legge o formola ritrovata anche ai

pic-

piccoli angoli da quest'ultimo fino a zero, sarebbe mestieri aggiugnervi un termine di più e ridurla ad un'espressione trinomia, nella quale svanissero il secondo e terzo termine per gli angoli d'incidenza molto prossimi al retto, e per gli angoli minori di questi fino all'angolo di 12 gradi svanisse il solo terzo termine, e sussistessero tutti e tre i termini per gli angoli dai 12 gradi in giù.

Stabilita in qualche modo da quest'illustre Geometra la legge delle resistenze per le superficie piane mosse ne' fluidi sotto qualunque angolo d'inclinazione, restava a vedere, se essa era applicabile alle superficie curve. Ma avendo egli ritrovato per un gran numero di esperimenti, che le resistenze indirette delle superficie curve, e quelle delle superficie piane contraddicevano per due versi opposti la comune teoria, essendo le prime sempre più deboli, le seconde sempre più forti delle resistenze teoretiche, si avvide ben tosto, che quand'anche si conoscesse colla maggior precisione la legge per un piano mosso sotto qualunque angolo, non potrebbe questa applicarsi ad una superficie curva.

Se dopo i penosi travagli di questi grand'Uomini resta ancora in questa delicata materia tanto d'incertezza e d'oscurità onde sgomentare il Filosofo più intrepido, mal si apporrebbe il Pirronista, il quale volesse con ciò farsi  
giuoco

giuoco della vantata evidenza della Matematica: Questa Scienza non crea, nè inventa i dati, di cui si vale, ma li prende dalle altre Scienze ad imprestito, e non è sua colpa, se queste non le somministrano ciò che ella domanda,

*Fine dell' Opera.*





## Errori

## Correzioni

pag.	lin.	Errori	Correzioni
<u>28</u>	<u>4</u>	stagnati	stagnanti
<u>29</u>	<u>17</u>	$\pi\beta\mu\epsilon\chi\alpha\beta$	$\pi\chi\beta\mu\epsilon\chi\alpha\beta$
<u>41</u>	<u>10</u>	questa	quede
<u>105</u>	<u>6</u>	IEZY	IEZX
<u>107</u>	ult.	$\sqrt{qh}$ al	a $\sqrt{qh}$ il
<u>108</u>	<u>6</u>	$\frac{Mm}{Va}$	$\frac{Mm}{Vu}$
<u>111</u>	<u>19</u>	paragonare	paragonare
<u>145</u>	<u>26</u>	alla superficie	alle superficie
<u>158</u>	<u>27</u>	il cono retto al	al cono retto il
<u>165</u>	<u>3</u>	$+\int p^{\frac{1}{2}}x^{\frac{1}{2}}dx \text{ sen. } \varphi$	$+\int p^{\frac{1}{2}}x^{\frac{3}{2}}dx \text{ sen. } \varphi$
<u>168</u>	<u>12</u>	cyay	cynax
<u>175</u>	<u>5</u>	capitombhole	capitombolo
<u>179</u>	<u>16</u>	$MF - Y$	$MF = y$
<u>180</u>	<u>21</u>	soltando	soltanto
<u>209</u>	<u>16</u>	tre casi	quattro casi
<u>216</u>	<u>22</u>	<u>23</u> <u>24</u> IO	IL
<u>219</u>	<u>7</u>	precorsi	percorsi
<u>227</u>	<u>26</u>	le pressione	la pressione
<u>234</u>	<u>16</u>	$\tau, s, p$	$x, \tau, s, p,$
		$-\frac{n}{f^2} + 1$	$-\frac{n^2}{f^2} + 1$
<u>238</u>	<u>16</u>	$2\lambda$	$2\lambda$
<u>242</u>	<u>14</u>	$\frac{1}{2}c^{\frac{1}{2}}$	$\frac{1}{2}c - \frac{1}{2}$
<u>244</u>	<u>6</u>	cercasi le	cercasi la
		$\frac{f^2}{n^2 - f^2}$	$\frac{f^2}{n^2 - 1f^2}$
<u>247</u>	<u>13</u>	$\left(\frac{f^2}{n^2 - f^2}\right)$	$\left(\frac{f^2}{n^2 - 1f^2}\right)$

248	4	$\frac{\lambda}{d}$	$\frac{\lambda}{b}$
249	8	$\frac{f^2}{2n - 3f^2}$	$\frac{f^2}{2n^2 - 3f^2}$
252	6	$(1 + y)^{\frac{n}{f^2}}$	$(1 + y)^{\frac{n^2}{f^2}}$
257	ult.	$\frac{n}{n^2 - f}$	$\frac{n^2}{n^2 - f^2}$
266	9	$\frac{n}{(n^2 - 2f^2) \sqrt{fh}}$	$\frac{n^2}{(n^2 - f^2) \sqrt{fh}}$
275	7	$\frac{kf^2 \sqrt{fh}}{k^2 f^2 \sqrt{fh}}$	$\frac{kf^2 \sqrt{fh}}{k^2 f^2 \sqrt{fh}}$
279	2	$\sqrt{(2c - na \cos. \mu)}$	$\sqrt{(2c - 2a \cos. \mu)}$
ivi	7	$f(c \sqrt{fh} + na)$	$f(c \sqrt{fh} + na)$
280	15	$\left(\frac{k}{y}\right)^{-\frac{n}{f^2}}$	$\left(\frac{k}{y}\right)^{-\frac{n^2}{f^2}}$
291	10	$\frac{b^2 - f^2}{2(c - 2 \cos. \mu)}$	$\frac{b^2 - f^2}{2(c - a \cos. \mu)}$
295	5	$\sqrt{2b \sqrt{(k^2 - f^2)}}$	$\sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}}$
ivi	ult.	$\left. \begin{array}{l} \sqrt{2b \sqrt{(k^2 - f^2)}} \\ \sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}} \end{array} \right\}^2$	$\left. \begin{array}{l} \sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}} \\ \sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}} \end{array} \right\}^2$
297	8	$\left. \begin{array}{l} \sqrt{2b \sqrt{(k^2 - f^2)}} \\ \sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}} \end{array} \right\}^2$	$\left. \begin{array}{l} \sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}} \\ \sqrt{2b \sqrt{(h^2 - f^2)}} \end{array} \right\}^2$
301	9	$\frac{1}{\sqrt{2 \text{ ec.}}}$	$\frac{1}{\sqrt{2 \text{ ec.}}}$
304	ult.	$\frac{1}{\sqrt{a \sqrt{151}}}$	$\frac{1}{\sqrt{a \sqrt{151}}}$
306	1	$(h^2 - f^2)$	$(h^2 - f^2) \lambda$

		$\frac{\sqrt{2b} \sqrt{h^2 - f^2}}{fhM}$	$\frac{1 \sqrt{2b} \sqrt{h^2 - f^2}}{fhM}$
309	4	$4e$	$4e$
311	1	$\sqrt{h^2 - f^2}$	$\sqrt{h^2 - f^2}$
322	22	S. 56.	S. 156.
327	11	$\frac{d(ec.)}{\omega ec.}$	$\frac{-d(ec.)}{\omega ec.}$
334	3	$\cos \mu$	$\cos. \eta$
336	18	$=s$	$s$
337	17	di $A$	da $A$
339	4	$-2h^2 \alpha dr \text{sen.} \eta$	$-2h^2 \alpha dr \text{sen.} \mu$
340	3	$-\left(2a + \frac{hr}{\omega}\right)$	$-\left(2\alpha + \frac{hr}{\omega}\right)$
341	11	discendono	dipendono
342	1	$2AF$	$2AE$
344	15	questo	questa
ivi ult.		$\eta, \mu, \omega, h, g, \text{ e zero}$	$\eta, \mu, \omega, h, g$
346	6	$\sqrt{(h \text{ sen.} \eta + h \text{ sen.} \mu)}$	$\sqrt{(h \text{ sen.} \eta + h \text{ sen.} \mu)}$
347	11	tardo	tarde
382	5	dalla	della
ivi	14	è	e
592	9	dividere	divedere
393	9	$\frac{y}{b^2}$	$\frac{y^2}{b^2}$
416	18	$f = u$	$f = n$
427	5	$-2fh^2 M dx$	$-2fh^2 M dx$
430	4	$\frac{4e^{At}}{(1 + e^{At})^2}$	$\frac{4e^{At}}{(1 + e^{At})^2}$
440	18	sen. $\delta_2$	sen. $\delta^2$

		— Coft.	+ Coft.
42	9	seftanta	seftante
69	ult.	$\sqrt{\frac{AG}{a}}$	$i' \sqrt{\frac{AG}{a}}$
77	15	$i'(v^2 + ab - ac)$	$i'(v^2 + ab - ac)$
80	2	$-\frac{2t}{i'x}$	$-\frac{2t}{i'} \times$
18	3	del 1721	nel 1721
52	20	della superficie	dalla superficie
60	5	al	ai
73	6	imprese	riprese
85	11	$P = \cos. (ec.$	$P = \cos. \varphi (ec.$
87	12	espressa	espresso
92	6	$\frac{3ux}{2ac}$	$\frac{3ux}{2ac}$
95	9	s' inchina	s' inclina
10	18	$y, y'', y'''$	$y, y', y''$
11	2	altra	altre
28	18	log. $v$	log. $r$
30	14	$gx$	$gk$
32	10	$(x^2 + y)$	$(x^2 + y^2)$
34	19	in $B$	in $G$

## AVVISO AL LEGATORE.

Le sei tavole delle figure fi distribuiranno bene,  
mettendo

Le prime due alla	pag. 146
Le due de' Supplimenti alla	pag. 496
Quella del Saggio del Sig. Bonati alla	pag. 568
E quella dell'Appendice alla	pag. 664

James O

original

n. 18. settembre 1835 - inteso contoso 6

